РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 9 "Методика расчета параметров выбросов и валовых выбросов вредных веществ от факельных установок сжигания углеводородных смесей " к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$П_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = УВ_i * G$
Максимальный из разовых выброс, г/с (SO2)	$M_{so2} = 0.02 * [S]_м * G * n$
Максимальный из разовых выброс, г/с (H2S)	$M_{h2s} = 0.01 * [H2S]_м * G * (1-n)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (RSH)	

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	0522
	Наименование ИЗА	**труба**
Источника выделения	№ IV	0522 01
	Наименование ИВ	**Факельная установка** 40-FS-802
		дежурная горелка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Состав смеси, %об	***Метан***(CH4)	76.344
Состав смеси, %об	***Этан***(C2H6)	10.420
Состав смеси, %об	***Пропан***(C3H8)	5.251
Состав смеси, %об	***Бутан***(C4H10)	2.973
Состав смеси, %об	***Пентан***(C5H12)	1.834
Состав смеси, %об	***Азот***(N2)	1.568
Состав смеси, %об	***Диоксид углерода***(CO2)	1.609
Состав смеси, %об	***Сероводород***(H2S)	0.000030
Состав смеси, %об	***Меркаптаны***(RSH)	0.000010
Суммарный объем сжигания газа, м3	***B1***	213744
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	*t*	8760
Объемный расход, м^3/с	*B*	0.00678
Плотность сжигаемой смеси, кг/м^3	R_o	0.9191
Высота источника выброса вредных веществ, м	*H*	20
Диаметр факела, м	*d*	0.219
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * R_o$	6.229
Показатель адиабаты	***K***	1.300
Температура смеси, град.С;	T_o	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	381.637
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3,14 * d^2)$	0.180
Проверка условия бессажевого горения	***сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие*** *Wист/Wзв* ≥0,2	горение сажевое
Молярная масса смеси, кг/моль (прил.3,(5))	*M*	21.895
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м^3 (прил.3):	$Q_{нгн} = Q_{нг} * 100 / (100 + 0.124 * g) =$ 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)	10106.652
Влажность, г/м^3	*g*	4,62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.225
Полнота сгорания углеводородной смеси	*n*	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м^3 углеводородной смеси и	V_o	10.602
Количество газовоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м^3 углеводородной смеси и	$V_{пс} = 1 + V_o$	11.602
Предварительная теплоемкость газовоздушной смеси, ккал/(м^3*град.С)	$C_{пс}$	0.400
Температура смеси или газа, град.С	T_o	20
Температура горения, град.С (10):	$T_г = T_o + (Q_{нг} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	1705.882
Расход выбрасываемой в атмосферу газовоздушной смеси, м^3/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + T_г) / 273$	0.570
Длина факела, м:	$L_{ф} = 15 * d =$ **15 * 0.15 = 2.25**	3.285
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{ф} + 0.49 * d =$ **0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885**	0.567
Средняя скорость поступления в атмосферу газовоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_{ф}^2$	2.250
Общее содержание серы	*[S]m*	0.00006
Удельные выбросы вредных веществ, г/г; с учетом коэф-та трансформации 0,8	***УВ*** *0301*	0.00240
Удельные выбросы вредных веществ, г/г; с учетом коэф-та трансформации 0,13	***УВ*** *0304*	0.00039
Удельные выбросы вредных веществ, г/г;	***УВ*** *0328*	0.00200
Удельные выбросы вредных веществ, г/г;	***УВ*** *0337*	0.02000
Удельные выбросы вредных веществ, г/г;	***УВ*** *0410*	0.00050
Валовый выброс, т/год	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.4714853
Валовый выброс, т/год	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0766167
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.3929039
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0002302
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.000000160
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	3.9290419
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.0982252
Валовый выброс, т/год	1715 **Меркаптаны**	0.000000070
Валовый выброс, т/год	SUMMI	4.968503
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0149507
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0024295
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0124589
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.000000005
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1245891
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0031147
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 **Меркаптаны**	0.00000000220
Всего, г/с	*SUMGI*	0.157550

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 9 "Методика расчета параметров выбросов и валовых выбросов вредных веществ от факельных установок сжигания углеводородных смесей " к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = \boldsymbol{УВ}_i * G$
Максимальный из разовых выброс, г/с (SO2)	$M_{so2} = 0.02 * [S]_м * G * n$
Максимальный из разовых выброс, г/с (H2S)	$M_{h2s} = 0.01 * [H2S]_м * G * (1-n)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (RSH)	

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0522*
	Наименование ИЗА	**труба**
Источника выделения	№ IV	0522 02
	Наименование ИВ	**Факельная установка** 40-FS-802

ТАТ

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Состав смеси, %об	***Метан***(CH4)	76.344
Состав смеси, %об	***Этан***(C2H6)	10.420
Состав смеси, %об	***Пропан***(C3H8)	5.251
Состав смеси, %об	***Бутан***(C4H10)	2.973
Состав смеси, %об	***Пентан***(C5H12)	1.834
Состав смеси, %об	***Азот***(N2)	1.568
Состав смеси, %об	***Диоксид углерода***(CO2)	1.609
Состав смеси, %об	***Сероводород***(H2S)	0.000030
Состав смеси, %об	***Меркаптаны***(RSH)	0.000010
Суммарный объем сжигания газа, м3	***B1***	962249
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	*t*	120
Объемный расход, м^3/с	*B*	2.22743
Плотность сжигаемой смеси, кг/м^3	R_o	0.9191
Высота источника выброса вредных веществ, м	*H*	20
Диаметр факела, м	*d*	0.219
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * R_o$	2047.229
Показатель адиабаты	***K***	1.300
Температура смеси, град.С;	T_o	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	381.637
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3,14 * d^2)$	59.162
Проверка условия бессажевого горения	***сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие*** *Wист/Wзв* ≥0,2	горение сажевое
Молярная масса смеси, кг/моль (прил.3,(5))	*M*	21.895
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м^3 (прил.3):	$Q_{нгн} = Q_{нг} * 100 / (100 + 0.124 * g) =$ 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)	10106.652
Влажность, г/м^3	*g*	4,62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.225
Полнота сгорания углеводородной смеси	*n*	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м^3 углеводородной смеси и	V_o	10.602
Количество газовоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м^3 углеводородной смеси и	$V_{пс} = 1 + V_o$	11.602
Предварительная теплоемкость газовоздушной смеси, ккал/(м^3*град.С)	$C_{пс}$	0.400
Температура смеси или газа, град.С	T_o	20
Температура горения, град.С (10):	$\boldsymbol{T}_в = \boldsymbol{T}_o + (Q_{нг} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	1705.882
Расход выбрасываемой в атмосферу газовоздушной смеси, м^3/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + T_в) / 273$	187.331
Длина факела, м:	$\boldsymbol{L_{фл} = 15 * d =}$ **15 * 0.15 = 2.25**	3.285
Диаметр факела, м (29)	$\boldsymbol{D_{ф} = 0.14 * L_{фл} + 0.49 * d =}$ **0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885**	0.567
Средняя скорость поступления в атмосферу газовоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_в^2$	739.478
Общее содержание серы	*[S]m*	0.00006
Удельные выбросы вредных веществ, г/г; с учетом коэф-та трансформации 0,8	***УВ*** *0301*	0.00240
Удельные выбросы вредных веществ, г/г; с учетом коэф-та трансформации 0,13	***УВ*** *0304*	0.00039
Удельные выбросы вредных веществ, г/г;	***УВ*** *0328*	0.00200
Удельные выбросы вредных веществ, г/г;	***УВ*** *0337*	0.02000
Удельные выбросы вредных веществ, г/г;	***УВ*** *0410*	0.00050
Валовый выброс, т/год	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	2.1225673
Валовый выброс, т/год	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.3449172
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	1.7688061
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0010345
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.0000006
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	17.6880611
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.4422015
Валовый выброс, т/год	1715 **Меркаптаны**	0.0000003
Валовый выброс, т/год	SUMMI	22.367589
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	4.9133503
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.7984194
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	4.0944586
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0023946
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	40.9445859
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	1.0236146
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 **Меркаптаны**	0.0000007
Всего, г/с	*SUMGI*	51.776826

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Значение константы Генри при Temin, мм.рт.ст — *EEMIN = EEMIN · 10 -6*

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) — *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / ((273 + TMAX) · 100)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) — *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 5 *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение — м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*0208*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0208 01
	Наименование ИВ	**Резервуар пластовой воды** V-1000 **м**3

40-**ТК**-601

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	10
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	38
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	1000
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	1000
Концентрация ЗВ, % масс	*XCH 0415*	100
Определение константы Генри при Tmin	*TGMIN*	24
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMIN*	20
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMAX*	25
Значение константы Генри при Temin, Eemin*10-6 мм.рт.ст(Прил.4)	*EEMIN*	28.5
Значение константы Генри при Temin, мм.рт.ст	*EEMIN = EEMIN · 10 -6*	0.0000285
Значение константы Генри при Temax, Eemax*10-6 мм.рт.ст.(Прил.4)	*EEMAX*	31.4
Значение константы Генри при Temax, мм.рт.ст	*EEMAX = EEMAX · 10 -6*	0.0000314
Значение константы Генри при заданной температуре	*KR*	0.0000308
Коэффициент	*KRMIN*	0.0000308
Определение константы Генри при Tmax	*TGMAX*	51
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMIN*	40
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMAX*	60
Значение константы Генри при Temin, Eemin*10-6 мм.рт.ст(Прил.4)	*EEMIN*	39.5
Значение константы Генри при Temin, мм.рт.ст	*EEMIN*	0.0000395
Значение константы Генри при Temax, Eemax*10-6 мм.рт.ст.(Прил.4)	*EEMAX*	47.6
Значение константы Генри при Temax, мм.рт.ст	*EEMAX*	0.0000476
Значение константы Генри при заданной температуре	*KR*	0.00004396
Коэффициент	*KRMAX*	0.00004396
Промежуточный расчет	*M1 = 0.289 · (KRMAX + KRMIN) · XCH · KPSR · VCMAX*	0.0460
Промежуточный расчет	*M = M1 · _T_ / (10 5 · (546 + TMAX + TMIN))*	0.000006646
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / ((273 + TMAX) · 100)*	0.000000414
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* _T_ /(10 5 *(546+Tmax+Tmin))*	0.000006646
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.000006646
Всего, т/год	*SUMMI*	0.00000665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.000000414
Всего, г/с	*SUMGI*	0.00000041

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Значение константы Генри при Temin, мм.рт.ст	$EEMIN = EEMIN \cdot 10^{-6}$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$\_G\_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / ((273 + TMAX) \cdot 100)$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^5*(546+Tmax+Tmin))$

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*0209*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0209 01
	Наименование ИВ	**Резервуар пластовой воды** V-200 **м**3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	10
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	38
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	200
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	200
Концентрация ЗВ, % масс	*XCH 0415*	100
Определение константы Генри при Tmin	*TGMIN*	24
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMIN*	20
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMAX*	25
Значение константы Генри при Temin, Eemin*10^{-6} мм.рт.ст(Прил.4)	*EEMIN*	28.5
Значение константы Генри при Temin, мм.рт.ст	$EEMIN = EEMIN \cdot 10^{-6}$	0.0000285
Значение константы Генри при Temax, Eemax*10^{-6} мм.рт.ст.(Прил.4)	*EEMAX*	31.4
Значение константы Генри при Temax, мм.рт.ст	$EEMAX = EEMAX \cdot 10^{-6}$	0.0000314
Значение константы Генри при заданной температуре	*KR*	0.0000308
Коэффициент	*KRMIN*	0.0000308
Определение константы Генри при Tmax	*TGMAX*	51
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMIN*	40
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMAX*	60
Значение константы Генри при Temin, Eemin*10^{-6} мм.рт.ст(Прил.4)	*EEMIN*	39.5
Значение константы Генри при Temin, мм.рт.ст	*EEMIN*	0.0000395
Значение константы Генри при Temax, Eemax*10^{-6} мм.рт.ст.(Прил.4)	*EEMAX*	47.6
Значение константы Генри при Temax, мм.рт.ст	*EEMAX*	0.0000476
Значение константы Генри при заданной температуре	*KR*	0.00004396
Коэффициент	*KRMAX*	0.00004396
Промежуточный расчет	$M1 = 0.289 \cdot (KRMAX + KRMIN) \cdot XCH \cdot KPSR \cdot VCMAX$	0.0460
Промежуточный расчет	$M = M \cdot \_T\_ / (10^5 \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.000006646
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$\_G\_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / ((273 + TMAX) \cdot 100)$	0.000000414
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$\_M\_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* \_T\_ /(10^5*(546+Tmax+Tmin))$	0.000006646
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.000006646
Всего, т/год	*SUMMI*	0.00000665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.000000414
Всего, г/с	*SUMGI*	0.00000041

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Значение константы Генри при Temin, мм.рт.ст $EEMIN = EEMIN \cdot 10^{-6}$

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $\_G\_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / ((273 + TMAX) \cdot 100)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^5*(546+Tmax+Tmin))$

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*0248*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0248 01
	Наименование ИВ	**Резервуар пластовой воды** V-1000 **м**3

40-**ТК**-602

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	10
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	38
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	1000
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	1000
Концентрация ЗВ, % масс	*XCH 0415*	100
Определение константы Генри при Tmin	*TGMIN*	24
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMIN*	20
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMAX*	25
Значение константы Генри при Temin, Eemin*10^{-6} мм.рт.ст(Прил.4)	*EEMIN*	28.5
Значение константы Генри при Temin, мм.рт.ст	$EEMIN = EEMIN \cdot 10^{-6}$	0.0000285
Значение константы Генри при Temax, Eemax*10^{-6} мм.рт.ст.(Прил.4)	*EEMAX*	31.4
Значение константы Генри при Temax, мм.рт.ст	$EEMAX = EEMAX \cdot 10^{-6}$	0.0000314
Значение константы Генри при заданной температуре	*KR*	0.0000308
Коэффициент	*KRMIN*	0.0000308
Определение константы Генри при Tmax	*TGMAX*	51
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMIN*	40
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	*TEMAX*	60
Значение константы Генри при Temin, Eemin*10^{-6} мм.рт.ст(Прил.4)	*EEMIN*	39.5
Значение константы Генри при Temin, мм.рт.ст	*EEMIN*	0.0000395
Значение константы Генри при Temax, Eemax*10^{-6} мм.рт.ст.(Прил.4)	*EEMAX*	47.6
Значение константы Генри при Temax, мм.рт.ст	*EEMAX*	0.0000476
Значение константы Генри при заданной температуре	*KR*	0.00004396
Коэффициент	*KRMAX*	0.00004396
Промежуточный расчет	$M1 = 0.289 \cdot (KRMAX + KRMIN) \cdot XCH \cdot KPSR \cdot VCMAX$	0.0460
Промежуточный расчет	$M = M \cdot \_T\_ / (10^5 \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.000006646
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$\_G\_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / ((273 + TMAX) \cdot 100)$	0.000000414
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$\_M\_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* \_T\_ /(10^5*(546+Tmax+Tmin))$	0.000006646
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.000006646
Всего, т/год	*SUMMI*	0.00000665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.000000414
Всего, г/с	*SUMGI*	0.00000041

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0205*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0205 01
	Наименование ИВ	**Резервуар нефти РВС**-2500 (**Т**-

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	2500
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	75
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	75
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	2500
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	67360
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8492
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	31.73
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	25
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.400
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	60.38
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	3.604
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.0362290
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	43.7526072
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	16.1823057
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.2113361
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол** (**смесь о-, м-, п- изомеров**) (203)	0.0664199
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.1328398
Всего, т/год	*SUMMI*	60.381738
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.0021625
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	2.6115802
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.9659171
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0126146
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол** (**смесь о-, м-, п- изомеров**) (203)	0.0039646
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0079292
Всего, г/с	*SUMGI*	3.604168

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0206*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0206 01
	Наименование ИВ	**Резервуар нефти РВС**-2500 (**Т**-

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	2500
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	75
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	75
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	2500
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	67360
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8492
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	31.73
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	25
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.400
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	60.38
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	3.604
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.0362290
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	43.7526072
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	16.1823057
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.2113361
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол** (**смесь о-, м-, п- изомеров**) (203)	0.0664199
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.1328398
Всего, т/год	*SUMMI*	60.381738
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.0021625
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	2.6115802
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.9659171
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0126146
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол** (**смесь о-, м-, п- изомеров**) (203)	0.0039646
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0079292
Всего, г/с	*SUMGI*	3.604168

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0207*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0207 01
	Наименование ИВ	**Резервуар нефти РВС**-2500 (**Т**-

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	2500
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	75
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	75
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	2500
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	67360
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8492
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	31.73
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	25
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.400
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	60.38
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	3.604
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.0362290
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	43.7526072
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	16.1823057
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.2113361
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол** (**смесь о-, м-, п- изомеров**) (203)	0.0664199
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.1328398
Всего, т/год	*SUMMI*	60.381738
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород** (**Дигидросульфид**) (518)	0.0021625
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	2.6115802
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.9659171
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0126146
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол** (**смесь о-, м-, п- изомеров**) (203)	0.0039646
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0079292
Всего, г/с	*SUMGI*	3.604168

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0219*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0219 01
	Наименование ИВ	**ГПУ**-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**газ**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	B	1400000
Плотность газа, кг/м3	q	0.9191
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1286.74
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1819
Группа установки	*NAME*	г
Время работы оборудования, час/год	T	8640
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	1.179437798
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	3.284735752
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO} *(с учетом снижения на 20% по п.6.4)*	5.76
NOx	e_{NOx} *(с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)*	5.4
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C} *(с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)*	0.04
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O} *(с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)*	0.01
бензапирен	$e_{БП}$ *(с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)*	0.00000065
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO} *(с учетом снижения на 20% по п.6.4)*	24
NOx	q_{NOx} *(с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)*	22.5
CH	q_{CH}	15
C	q_{C} *(с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)*	0.166666667
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O} *(с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)*	0.04
бензапирен	$q_{БП}$ *(с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)*	0.000003
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	23.1613200
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	3.7637145
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.2144567
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	6.4337000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	30.8817600
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000035
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0514696
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	19.3011000
Всего, т/год	SUMMI	83.807524
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	2.1828000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.3547050
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0202111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.6063333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	2.9104000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0050528
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	1.8190000
Всего, г/с	*SUMGI*	7.898503

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0221*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0221 01
	Наименование ИВ	**ГПУ**-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**газ**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	B	1400000
Плотность газа, кг/м3	q	0.9191
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1286.74
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1819
Группа установки	*NAME*	г
Время работы оборудования, час/год	T	8640
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	1.179742054
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	3.285583106
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO} *(с учетом снижения на 20% по п.6.4)*	5.76
NOx	e_{NOx} *(с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)*	5.4
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C} *(с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)*	0.04
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O} *(с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)*	0.01
бензапирен	$e_{БП}$ *(с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)*	0.00000065
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO} *(с учетом снижения на 20% по п.6.4)*	24
NOx	q_{NOx} *(с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)*	22.5
CH	q_{CH}	15
C	q_{C} *(с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)*	0.166666667
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O} *(с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)*	0.04
бензапирен	$q_{БП}$ *(с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)*	0.000003
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	23.1613200
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	3.7637145
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.2144567
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	6.4337000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	30.8817600
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000035
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0514696
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	19.3011000
Всего, т/год	SUMMI	83.807524
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	2.1828000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.3547050
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0202111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.6063333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	2.9104000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0050528
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	1.8190000
Всего, г/с	*SUMGI*	7.898503

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} \ / \ NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B \ / \ NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF \ / \ QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR \ / \ 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1\text{-}BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi \ / \ 3.6$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0201*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0201 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-** **Тасбулат ЦУПН** (40-Н-101-А)
	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	368
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	42.55
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.00003
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00002
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.06383
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.06383
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1876.5
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0001245
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	575.5
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.1598
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.07165
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.6191
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.4952456
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0804774
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0002073
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.5514600
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.5514600
Всего, т/год	*SUMMI*	1.678850
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} \ / \ NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B \ / \ NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF \ / \ QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR \ / \ 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1\text{-}BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi \ / \ 3.6$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0203*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0203 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-**
		Тасбулат ЦУПН (40-Н-101-В)
	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	276
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	31.91
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.0000300
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00002
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.04787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.04787
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1407.4
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0000934
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	431.6
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.1199
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.04030
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.3482
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2785756
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0452685
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0001555
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4135950
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.4135950
Всего, т/год	*SUMMI*	1.151190
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0301*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0301 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-Тасбулат (Тасбулат ЦУПН-Тур. ПСН** (64-Н-104))
	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	322
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	37.23
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.0000300
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00002
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.05585
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.05585
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1641.9
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0001089
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	503.5
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.1399
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.05486
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.4740
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3791724
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0616155
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0001814
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4825275
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.4825275
Всего, т/год	*SUMMI*	1.406024
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0303*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0303 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-Актас (Тасбулат ЦУПН-Актас ПСН** (52-Н-102))
	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	138
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	15.96
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.0000300
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00001
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.02393
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.02393
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	703.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0000467
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	215.8
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.0599
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.01008
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.0871
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0696439
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0113171
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000778
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2067975
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.2067975
Всего, т/год	*SUMMI*	0.494634
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

месторождение м/р Актас

Источник загрязнения	№ IZ	*0101*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0101 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-Актас ПСН** (50-Н-101)
	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	46
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	5.32
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.00003
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.000052
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.00798
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.00798
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	234.6
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0000156
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	71.9
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.0200
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.00112
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.0097
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0077382
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0012575
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000259
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0689325
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.0689325
Всего, т/год	*SUMMI*	0.146887
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0108*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0108 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-**
		На линии от Актас ПСН до Тасбулат ЦУПН (52-Н-101)
	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	138
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	15.96
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.00003
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00001
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.02393
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.02393
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	703.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0000467
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	215.8
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.0599
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.01008
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.0871
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0696439
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0113171
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000778
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2067975
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.2067975
Всего, т/год	*SUMMI*	0.494634
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

месторождение м/р Туркменой

Источник загрязнения	№ IZ	*0101*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0101 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-**

Тур. **ПСН** (60-Н-101) |

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	101
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	11.70
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.00003
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.000052
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00001
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.01755
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.01755
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	516.0
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0000342
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	158.3
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.0440
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.00542
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.0468
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0374529
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0060861
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000570
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1516515
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.1516515
Всего, т/год	*SUMMI*	0.346899
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

месторождение м/р Туркменой

Источник загрязнения	№ IZ	*0201*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0201 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-**

Тур. **ГЗУ**-1 (62-Н-101)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	66
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	7.66
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.00003
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.000052
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.01149
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.01149
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	337.8
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0000224
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	103.6
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.0288
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.00232
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.0201
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0160460
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0026075
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000373
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0992628
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.0992628
Всего, т/год	*SUMMI*	0.217216
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

месторождение м/р Туркменой

Источник загрязнения	№ IZ	*0301*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0301 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-**

Тур. **ПСН-ЦУПН** (64-Н-101)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	597
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	69.15
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.00003
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00004
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.10372
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.10372
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	3049.3
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0002023
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	935.1
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.2598
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.18920
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	1.6347
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	1.3077578
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.2125106
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0003369
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.8961225
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.8961225
Всего, т/год	*SUMMI*	3.312850
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

месторождение м/р Туркменой

Источник загрязнения	№ IZ	*0303*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0303 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-**

Тур. ПСН-ЦУПН (64-Н-102) |

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	368
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	42.55
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.00003
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00002
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.06383
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.06383
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1876.5
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0001245
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	575.5
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.1598
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.07165
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.6191
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.4952456
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0804774
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0002073
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.5514600
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.5514600
Всего, т/год	*SUMMI*	1.678850
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0305*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0305 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-**

Тур. ПСН-ЦУПН (64-Н-103)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	294
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	34.04
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.00003
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00002
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.05106
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.05106
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1501.2
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0000996
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	460.4
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.1279
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.04586
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.3962
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3169572
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0515055
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0001659
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4411680
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.4411680
Всего, т/год	*SUMMI*	1.250965
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 15 "Методика расчета валовых выбросов вредных веществ в атмосферу от организованных источников для предприятий нефтепереработки и нефтехимии" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	$QP = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф-ле на с	$QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	$CNOX = 1.073 \cdot (180 + 60 \cdot BB) \cdot QF / QP \cdot A^{0.5} \cdot V \cdot 10^{-6}$
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	$VR = 7.84 \cdot A \cdot B \cdot E$
Объем продуктов сгорания, м3/с	$\_VO\_ = VR / 3600$
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	$M_{SO2} = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а)	$M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б)	$M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	$M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Валовый выброс, т/год	$M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

месторождение м/р Туркменой

Источник загрязнения	№ IZ	*0401*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0401 01
	Наименование ИВ	**Печь подогрева нефти ПП-**

Тур. **ГЗУ**-2 (63-Н-101)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NPNAME*	Газ нефтепромысловый
Общее количество топок	*N*	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	*N1*	1
Время работы одной топки, час/год	*_T_*	8640
Расход топлива, тонн/год	***B1***	230
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час паспорт	*B*	91.91
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час эксплуатация	*B*	26.59
Плотность газа, кг/м3	*q*	0.9191
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	*BB*	0
Содержание серы в топливе, %	*SR*	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	*H2S*	0.00003
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) паспорт	M_{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) паспорт	M_{CO}	0.13787
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) паспорт	M_{CH4}	0.13787
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1) эксплуатация	M_{SO2}	0.00001
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2а) эксплуатация	M_{CO}	0.03989
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.2б) эксплуатация	M_{CH4}	0.03989
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	*E*	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	*NN*	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	*GK*	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	*QP*	2637.7
Паспортная средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	4053.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1172.8
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	*A*	1.15
Отношение Vcr/Vr при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	*V*	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) паспорт	*CNOX*	0.0002689
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6) эксплуатация	*CNOX*	0.0000778
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) паспорт	*VR*	1243.0
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4) эксплуатация	*VR*	359.7
Объем продуктов сгорания, м3/с паспорт	*_VO_*	0.3453
Объем продуктов сгорания, м3/с эксплуатация	*_VO_*	0.0999
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) паспорт	M_{NOx}	0.33429
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) эксплуатация	M_{NOx}	0.02799
Валовый выброс окислов азота, т/год эксплуатация	*M1*	0.2418
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с паспорт	*G1*	0.092859
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1934553
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0314365
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0001296
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.3446625
Валовый выброс, т/год	0410 **Метан** (727*)	0.3446625
Всего, т/год	*SUMMI*	0.914346
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0742868
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0120716
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0382958
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 **Метан** (727*)	0.0382958
Всего, г/с	*SUMGI*	0.162964

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 35 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ при сварке и резке металлов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = KN · GV · NS1*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = GIS · B / 10 ^{6}*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0401*
	Наименование ИЗА	**дефлектор**
Источника выделения	№ IV	0401 03
	Наименование ИВ	**Сварочный пост**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	*_NAME_*	Ручная дуговая сварка сталей
Электрод (сварочный материал)	*_NAME_*	УОНИ 13/55 (Э50А)
Расход сварочных материалов, кг/год	*B*	100
Время работы, час	***T***	71.4
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности	*BMAX*	1.4
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	*GIS*	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	*KNO*	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0123*	13.9
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0143*	1.09
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS2908*	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0344*	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0342*	0.93
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0301*	2.7
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0337*	13.3
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) /**в пересчете на желе**	0.0013900
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид**/ (327)	0.0001090
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0002160
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000351
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0013300
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0000930
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые** - (**алюминия фторид**, **кальция фт**	0.0001000
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**, **цемен**	0.0001000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.003373
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) /**в пересчете на желе**	0.0054056
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид**/ (327)	0.0004239
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0008400
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0001365
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0051722
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0003617
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые** - (**алюминия фторид**, **кальция фт**	0.0003889
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**, **цемен**	0.0003889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013118

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 35 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ при сварке и резке металлов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = KN · GV · NS1*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = GIS · B / 10 ^{6}*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0401*
	Наименование ИЗА	**дефлектор**
Источника выделения	№ IV	0401 05
	Наименование ИВ	**Сварочный пост**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	*_NAME_*	Ручная дуговая сварка сталей
Электрод (сварочный материал)	*_NAME_*	МР-3 (ЛБ-52У)
Расход сварочных материалов, кг/год	*B*	1050
Время работы, час	***T***	750.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности	*BMAX*	1.4
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	*GIS*	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	*KNO*	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0123*	9.77
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0143*	1.73
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS2908*	
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0344*	
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0342*	0.4
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0301*	
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0337*	
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) /**в пересчете на желе**	0.0102585
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид**/ (327)	0.0018165
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000000
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000000
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000000
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0004200
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые** - (**алюминия фторид**, **кальция фт**	0.0000000
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**, **цемен**	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.012495
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) /**в пересчете на желе**	0.0037994
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид**/ (327)	0.0006728
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0001556
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые** - (**алюминия фторид**, **кальция фт**	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**, **цемен**	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.004628

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 35 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ при сварке и резке металлов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = KN · GV · NS1*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = GIS · B / 10 [6]*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6404*
	Наименование ИЗА	**неогр.выброс**
Источника выделения	№ IV	6404 01
	Наименование ИВ	**Сварочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	*_NAME_*	Ручная дуговая сварка сталей
Электрод (сварочный материал)	*_NAME_*	УОНИ 13/55 (Э50А)
Расход сварочных материалов, кг/год	*B*	88.33
Время работы, час	***T***	60.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности	*BMAX*	1.472166667
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	*GIS*	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	*KNO*	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0123*	13.9
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0143*	1.09
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS2908*	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0344*	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0342*	0.93
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0301*	2.7
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0337*	13.3
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) /**в пересчете на желе**	0.0012278
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид**/ (327)	0.0000963
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0001908
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000310
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0011748
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0000821
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые** - (**алюминия фторид**, **кальция фт**	0.0000883
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**, **цемен**	0.0000883
Всего, т/год	*SUMMI*	0.002979
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) /**в пересчете на желе**	0.0056842
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид**/ (327)	0.0004457
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0008833
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0001435
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0054388
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0003803
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые** - (**алюминия фторид**, **кальция фт**	0.0004089
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**, **цемен**	0.0004089
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013794

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 35 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ при сварке и резке металлов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = KN · GV · NS1*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = GIS · B / 10 ^{6}*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6208*
	Наименование ИЗА	**неогр.выброс**
Источника выделения	№ IV	6208 01
	Наименование ИВ	**Сварочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	*_NAME_*	Ручная дуговая сварка сталей
Электрод (сварочный материал)	*_NAME_*	УОНИ 13/55 (Э50А)
Расход сварочных материалов, кг/год	*B*	88.33
Время работы, час	***T***	60.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности	*BMAX*	1.472166667
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	*GIS*	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	*KNO*	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0123*	13.9
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0143*	1.09
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS2908*	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0344*	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0342*	0.93
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0301*	2.7
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0337*	13.3
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на желе**	0.0012278
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид/** (327)	0.0000963
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 **Азота** (IV) **диоксид (Азота диоксид)** (4)	0.0001908
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 **Азот** (II) **оксид (Азота оксид)** (6)	0.0000310
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 **Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ)** (584)	0.0011748
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0000821
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальция фт**	0.0000883
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 **(шамот, цемен**	0.0000883
Всего, т/год	*SUMMI*	0.002979
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на желе**	0.0056842
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид/** (327)	0.0004457
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 **Азота** (IV) **диоксид (Азота диоксид)** (4)	0.0008833
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 **Азот** (II) **оксид (Азота оксид)** (6)	0.0001435
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2	0337 **Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ)** (584)	0.0054388
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0003803
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальция фт**	0.0004089
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 **(шамот, цемен**	0.0004089
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013794

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 35 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ при сварке и резке металлов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = KN · GV · NS1*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = GIS · B / 10 ^{6}*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6415*
	Наименование ИЗА	**неогр.выброс**
Источника выделения	№ IV	6415 01
	Наименование ИВ	**Сварочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	*_NAME_*	Ручная дуговая сварка сталей
Электрод (сварочный материал)	*_NAME_*	УОНИ 13/55 (Э50А)
Расход сварочных материалов, кг/год	*B*	150.00
Время работы, час	***T***	60.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности	*BMAX*	2.5
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	*GIS*	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	*KNO*	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0123*	13.9
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0143*	1.09
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS2908*	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0344*	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0342*	0.93
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0301*	2.7
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1	*GIS0337*	13.3
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) /**в пересчете на желе**	0.0020850
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид**/ (327)	0.0001635
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0003240
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000527
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0019950
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0001395
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые** - (**алюминия фторид**, **кальция фт**	0.0001500
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**, **цемен**	0.0001500
Всего, т/год	*SUMMI*	0.005060
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) /**в пересчете на желе**	0.0096528
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид**/ (327)	0.0007569
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0015000
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0002438
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0092361
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 **Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/** (617)	0.0006458
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 **Фториды неорганические плохо растворимые** - (**алюминия фторид**, **кальция фт**	0.0006944
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**, **цемен**	0.0006944
Всего, г/с	*SUMGI*	0.023424

РАСЧЕТ ВЫБРОСОВ ПРИ ОЧИСТКЕ НКТ И НАСОСНЫХ ШТАНГ ОТ АСПО 6601, 6602

1. Исходные данные

Показатель	Ед. изм.	Значение	Примечание/формула
Количество очищаемых НКТ/штанг	шт/сут	70.00	По договору
Количество рабочих дней	дн/год	250.00	При необходимости изменить
Время работы в сутки	ч/сут	8.00	Для расчета г/с
Расход воды на 70 НКТ	м3/сут	1.00	1 м3 на 70 шт. НКТ
Объем завоза/вывоза эмульсии	м3	6.00	Каждые 5-6 дней
Периодичность вывоза эмульсии	дней	6.00	Принято 6 дней
Отходы от очистки штанг	кг/70 шт	10.00	По данным производства
Масса АСПО/отложений с 70 НКТ	кг/сут	10.00	Заполнить по факту/анализу
Доля нефтепродуктов в АСПО	доли ед.	0.300000	Например 0,3 = 30%
Доля испарения нефтепродуктов	доли ед.	0.050000	Принять по обоснованию
Доля пылеуноса при механической	доли ед.	0.050000	Например 0,05 = 5%
Эффективность пылеулавливания	доли ед.	0.000000	0 если не предусмотрено

2. Расчет производственных показателей

Показатель	Ед. изм.	Формула/значение	Результат
Очищаемое количество в год	шт/год	17500	17500.00
Годовой расход воды	м3/год	250	250.00
Количество вывозов эмульсии	раз/год	41.666667	41.67
Годовой объем эмульсии	м3/год	250	250.00
Годовая масса отходов от штанг	т/год	2.5	2.50
Годовая масса АСПО/отложений НКТ	т/год	2.5	2.50
Годовой фонд времени	ч/год	2000	2000.00

3. Выбросы от мойки/пара НКТ 6602

Вещество	Расчет т/год	0.037500	Расчет г/с	0.005208
Углеводороды предельные C12-C19	0.0375		0.005208	

4. Механизированная очистка

Вещество/операция Очистка 6601				
Пыль/взвешенные вещества от	**0.125**	**0.125000**	**0.017361**	**0.017361**
Пыль/взвешенные вещества от очистки	0.125	0.125000	0.017361	0.017361
Пыль/взвешенные вещества	0.25	0.250000	0.034722	0.034722

Свод выбросов

Углеводороды C12-C19	0.0052083	0.0375000	Мойка/пар НКТ
Пыль/взвешенные вещества, штанги	0.0347222	0.2500000	Механическая очистка штанг и НКТ
Итого	**0.039931**	**0.287500**	**Все источники**
	г/с	т/год	

6. Текст для пояснительной записки

При механизированной очистке НКТ шарошкой и промывке высоким давлением с паром возможные выбросы связаны с испарением остаточных нефтепродуктов и пылеуносом от механического удаления отложений. При очистке насосных штанг металлическими щетками учитывается образование пыли/взвешенных веществ от коррозионных отложений, парафина и механических примесей. Расчет выполнен по материальному балансу исходя из количества очищаемых изделий, массы удаляемых загрязнений, доли пылеуноса и времени работы оборудования.

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0224*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0224 01
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор** AKSA APO 110C

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1.96
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	92
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	101.45
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.1684704
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.469190276
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0627200
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0101920
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0039200
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0098000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0509600
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0009800
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0235200
Всего, т/год	SUMMI	0.162092
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1962667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0318933
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0127778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0306667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1584444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0030667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0741111
Всего, г/с	*SUMGI*	0.507227

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0225*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0225 01
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор** AKSA AJD-45

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1.6
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	45
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	190.48
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.073248
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.203995772
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0550400
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0089440
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0048000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0072000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0480000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0009600
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0240000
Всего, т/год	SUMMI	0.148944
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1030000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0167375
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0087500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0137500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0900000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0018750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0450000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.279113

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0226*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0226 01
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор** AKSA APP

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.425
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	4.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	380.42
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.009741984
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.027131438
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг тог	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0146200
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0023758
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0012750
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0019125
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0127500
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002550
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0063750
Всего, т/год	SUMMI	0.039563
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0103000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0016738
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0008750
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0013750
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0090000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001875
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0045000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.027911

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0228*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0228 01
	Наименование ИВ	**Компрессор** Atlas Copco

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.425
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	18.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	114.99
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.03222912
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066625
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.08975814
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг тог	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0146200
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0023758
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0012750
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0019125
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0127500
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002550
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0063750
Всего, т/год	SUMMI	0.039563
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0423444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0068810
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0035972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0056528
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0370000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0007708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0185000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.114746

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0229*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0229 01
	Наименование ИВ	**Дизельный прожектор** WACKER

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.8
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	8.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	566.89
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.012305664
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.03427129
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг тог	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0275200
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0044720
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0024000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0036000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0240000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0004800
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0120000
Всего, т/год	SUMMI	0.074472
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0194556
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0031615
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0016528
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0025972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0170000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003542
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0085000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.052721

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0230*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0230 01
	Наименование ИВ	**Сварочный агрегат** Mosa (**он же** 0201 **на Актасе**, 0417 **на Туркменое**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.267
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	16
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	60.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.038755556
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066625
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.107934271
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг тог	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0091733
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0014907
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0008000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0012000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0080000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001600
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0040000
Всего, т/год	SUMMI	0.024824
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0366222
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0059511
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0031111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0048889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0320000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0006667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0160000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.099240

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0405*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0405 01
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор CAT**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	2.3
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	400
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	35.47
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.56547456
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066625
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	1.574847361
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_{C}	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг тог	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_{C}	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0736000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0119600
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0046000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0115000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0598000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0011500
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0276000
Всего, т/год	SUMMI	0.190210
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.8533333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.1386667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0555556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.1333333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.6888889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000013
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0133333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.3222222
Всего, г/с	*SUMGI*	2.205335

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0240*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0240 01
	Наименование ИВ	**ДГЭС**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	550
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1000
Группа установки	*NAME*	в
Время работы оборудования, час/год	T	4392.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	1.934793679
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	5.388402832
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	5.3
NOx	e_{NOx}	8.4
CH	e_{CH}	2.4
C	e_C	0.35
SO2	e_{SO2}	1.4
CH2O	e_{CH2O}	0.1
бензапирен	$e_{БП}$	0.000011
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	22
NOx	q_{NOx}	35
CH	q_{CH}	10
C	q_C	1.5
SO2	q_{SO2}	6
CH2O	q_{CH2O}	0.4
бензапирен	$q_{БП}$	0.000045
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	15.4000000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	2.5025000
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.8250000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	3.3000000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	12.1000000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000248
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.2200000
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	5.5000000
Всего, т/год	SUMMI	39.847525
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	1.8666667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.3033333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0972222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.3888889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	1.4722222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000031
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0277778
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.6666667
Всего, г/с	*SUMGI*	4.822781

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0244*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0244 01
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор** TSS

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.181
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	15
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	60.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02636928
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.073438478
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0062415
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0010142
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0005443
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0008165
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0054432
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001089
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0027216
Всего, т/год	SUMMI	0.016890
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0343333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0055792
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0029167
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0045833
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0300000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0006250
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0150000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.093038

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0245*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0245 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор** FG WILSON

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	108.36
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1250
Группа установки	*NAME*	г
Время работы оборудования, час/год	T	500
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	1.8897984
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	5.263090922
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.8
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.6
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	45
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	2.5
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	3.9009600
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.6339060
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.2709000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.5418000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	3.2508000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000060
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0650160
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	1.6254000
Всего, т/год	SUMMI	10.288788
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	3.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.4875000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.2083333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.4166667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	2.5000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000045
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0520833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	1.2500000
Всего, г/с	*SUMGI*	7.914588

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0246*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0246 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор** LOMBARDINI **Пожарного аварийного насоса ЦУПН**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.15
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	8.82
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	100
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.01308
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.036427816
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг тог	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0051600
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0008385
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0004500
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0006750
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0045000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000900
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0022500
Всего, т/год	SUMMI	0.013964
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0201880
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0032806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017150
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0026950
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0176400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003675
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0088200
Всего, г/с	*SUMGI*	0.054706

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0247*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0247 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор ЯМЗ-236 Пожарного аварийного насоса ЦУПН**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.20
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	110
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	10
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.1744
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.485704219
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0064000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0010400
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0004000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0010000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0052000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001000
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0024000
Всего, т/год	SUMMI	0.016540
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2346667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0381333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0366667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1894444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0886111
Всего, г/с	*SUMGI*	0.606467

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0201*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0201 01
	Наименование ИВ	**Сварочный агрегат** Mosa (**он же** 0230 **на Тасбулате**, 0417 **на Туркменое**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.267
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	16
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	60.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02636928
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.073438478
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг тог	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0091733
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0014907
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0008000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0012000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0080000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001600
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0040000
Всего, т/год	SUMMI	0.024824
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0366222
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0059511
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0031111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0048889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0320000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0006667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0160000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.099240

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0417*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0417 01
	Наименование ИВ	**Сварочный агрегат** Mosa (**он же** 0201 **на Актасе**, 0230 **на Тасбулате**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.267
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	16
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	60.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02636928
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.073438478
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0091733
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0014907
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0008000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0012000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0080000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001600
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0040000
Всего, т/год	SUMMI	0.024824
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0366222
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0059511
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0031111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0048889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0320000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0006667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0160000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.099240

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0109*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0109 01
	Наименование ИВ	**ДГЭС**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	974.5
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1000
Группа установки	*NAME*	в
Время работы оборудования, час/год	T	4392.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	1.934793679
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	5.388402832
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	5.3
NOx	e_{NOx}	8.4
CH	e_{CH}	2.4
C	e_C	0.35
SO2	e_{SO2}	1.4
CH2O	e_{CH2O}	0.1
бензапирен	$e_{БП}$	0.000011
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	22
NOx	q_{NOx}	35
CH	q_{CH}	10
C	q_C	1.5
SO2	q_{SO2}	6
CH2O	q_{CH2O}	0.4
бензапирен	$q_{БП}$	0.000045
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	27.2859160
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	4.4339614
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	1.4617455
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	5.8469820
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	21.4389340
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000439
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.3897988
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	9.7449700
Всего, т/год	SUMMI	70.602352
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	1.8666667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.3033333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0972222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.3888889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	1.4722222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000031
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0277778
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.6666667
Всего, г/с	*SUMGI*	4.822781

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0112*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0112 01
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор** 12 **кВт**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.181
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	12
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	60.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02636928
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.073438478
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0062415
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0010142
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0005443
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0008165
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0054432
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001089
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0027216
Всего, т/год	SUMMI	0.016890
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0274667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0044633
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0023333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0036667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0240000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0005000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0120000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.074430

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0113*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0113 01
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор** 12 **кВт**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.181
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	12
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	60.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02636928
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.073438478
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_{C}	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг тог	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_{C}	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0062415
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0010142
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0005443
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0008165
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0054432
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001089
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0027216
Всего, т/год	SUMMI	0.016890
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0274667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0044633
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0023333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0036667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0240000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0005000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0120000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.074430

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0114*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0114 01
	Наименование ИВ	**Дизельный генератор** 12 **кВт**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.181
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	12
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	60.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02636928
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.073438478
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*ч	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топ	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0062415
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0010142
Валовый выброс, т/год	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0005443
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0008165
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0054432
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001089
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0027216
Всего, т/год	SUMMI	0.016890
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0274667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0044633
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0023333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0036667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0240000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0005000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0120000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.074430

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0202*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0202 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	$Pср$	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0204*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0204 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0220*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0220 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча на ГПУ**-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0222*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0222 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча на ГПУ**-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	*n*	60
Диаметр (внутренний) свечи	*d*	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	*Z*	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	*B*	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	*Pcp*	0.04
Экспериментальный коэффициент	*Ск*	3.2
Время стравливания газа, сек	*t*	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	*f=3,14*d2/4*	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	*T=T0+273,15*	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	*V1=V/(n*t)*	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	*w=V1/f*	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0302*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0302 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0304*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0304 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0501*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0501 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча** С-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}С	$T_в$	850
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0,25
Количество продувок в год, раз	n	#ЗНАЧ!
Диаметр (внутренний) свечи	d	1
Коэффициент сжимаемости газа	Z	1.5
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	2
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.05000
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	0.10133
Время стравливания газа, сек	t	0.5
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	293.0
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	1.00000
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.91910
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	285.00000
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	#ЗНАЧ!
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	#ЗНАЧ!
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	#ЗНАЧ!
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	#**ЗНАЧ!**
Всего, т/год	SUMMI	#ЗНАЧ!
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	#**ЗНАЧ!**
Всего, г/с	*SUMGI*	#ЗНАЧ!

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0502*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0502 01
	Наименование ИВ	**Вытяжная свеча** С-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}С	$T_в$	10
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0,25
Количество продувок в год, раз	n	#ЗНАЧ!
Диаметр (внутренний) свечи	d	1
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.2
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	1
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.00278
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	0.10133
Время стравливания газа, сек	t	0.5
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	293.0
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	1.00000
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.91910
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	285.00000
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	#ЗНАЧ!
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	#ЗНАЧ!
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	#ЗНАЧ!
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	#**ЗНАЧ!**
Всего, т/год	SUMMI	#ЗНАЧ!
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	#**ЗНАЧ!**
Всего, г/с	*SUMGI*	#ЗНАЧ!

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0102*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0102 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0109*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0109 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0102*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0102 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0202*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0202 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0302*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0302 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0304*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0304 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0306*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0306 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	$Pср$	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 11 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0402*
	Наименование ИЗА	**Свеча**
Источника выделения	№ IV	0402 01
	Наименование ИВ	**Продувочная свеча печи подогрева нефти ПП**-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Температура газа, ^{0}C	$T_в$	30
Плотность газа, кг/м^3	ρ	0.9191
Количество продувок в год, раз	n	60
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м*К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.04
Экспериментальный коэффициент	$Ск$	3.2
Время стравливания газа, сек	t	120
Площадь сечения продувочного вентиля, м^2	$f=3,14*d2/4$	0.0019625
Температура газа, ^{0}К	$T=T0+273,15$	303.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м^3/сек	$V1=V/(n*t)$	0.001241993
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	0.632862593
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м^3	$V = (B * f * \tau * Pcp*n /(T * Z) + Ck$	8.942348443
Валовый выброс, т/год	$Gt=V*p*10^{-3}$	0.0082189
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1*p*10^{3}$	1.1415156
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0082189
Всего, т/год	SUMMI	0.008219
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1415156
Всего, г/с	*SUMGI*	1.141516

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	G = N2 · F / 2592	
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6215*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6215 01
	Наименование ИВ	**Площадка временного хранения отходов шлама и замазученного грунта**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Площадь испарения поверхности, м2	*F*	60
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	*N1*	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	*N2*	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	***K***	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	*G = N2 · F / 2592*	0.066666667
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	1.8144
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010886
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.3147142
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.4862592
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0063504
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019958
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0039917
Всего, т/год	*SUMMI*	1.814400
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000400
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0483067
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0178667
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0002333
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000733
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001467
Всего, г/с	*SUMGI*	0.066667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0210*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0210 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок перекачки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0211*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0211 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок перекачки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0212*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-2
Источника выделения	№ IV	0212 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок перекачки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0231*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-2
Источника выделения	№ IV	0231 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок перекачки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0232*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-3
Источника выделения	№ IV	0232 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок перекачки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0233*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-4
Источника выделения	№ IV	0233 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок перекачки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6211*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6211 01
	Наименование ИВ	**Центробежные насосы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0106*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0106 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0105*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0105 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок №**1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0106*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0106 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок №**2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0107*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0107 01
	Наименование ИВ	**Насосный блок №**1 **высокого**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0001051
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.1269499
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0469536
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0006132
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0001927
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0003854
Всего, т/год	*SUMMI*	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000122
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6410*
	Наименование ИЗА	**неорг. Выброс**
Источника выделения	№ IV	6410 01
	Наименование ИВ	**Мультифазная насосная**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с двумя
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.03
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	2
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перек	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.008333
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.525600
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0003154
Валовый выброс, т/год	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.3808498
Валовый выброс, т/год	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.1408608
Валовый выброс, т/год	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0018396
Валовый выброс, т/год	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0005782
Валовый выброс, т/год	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0011563
Всего, т/год	*SUMMI*	0.525600
Максимальный разовый выброс, г/с	*0333* ***Сероводород (Дигидросульфид)*** *(518)*	0.0000050
Максимальный разовый выброс, г/с	*0415* ***Смесь углеводородов предельных С1-С5*** *(1502*)*	0.0060383
Максимальный разовый выброс, г/с	*0416* ***Смесь углеводородов предельных С6-С10*** *(1503*)*	0.0022333
Максимальный разовый выброс, г/с	*0602* ***Бензол*** *(64)*	0.0000292
Максимальный разовый выброс, г/с	*0616* ***Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)*** *(203)*	0.0000092
Максимальный разовый выброс, г/с	*0621* ***Метилбензол*** *(349)*	0.0000183
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008333

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0213*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0213 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** V-5м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.88
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	5
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	5
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	111
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8492
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	26.14
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.400
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.09
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	1.730
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000555
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0670044
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0247822
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0003236
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001017
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0002034
Всего, т/год	*SUMMI*	0.092471
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010380
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.2535585
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4636402
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0060550
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0038060
Всего, г/с	*SUMGI*	1.730001

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0215*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0215 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** V-10м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.88
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	10
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	10
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	1887
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8492
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	222.22
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	1.35
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.400
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.85
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	1.730
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0005093
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.6151001
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.2275005
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0029711
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0009338
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0018675
Всего, т/год	*SUMMI*	0.848882
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010380
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.2535585
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4636402
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0060550
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0038060
Всего, г/с	*SUMGI*	1.730001

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0216*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0216 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** V-40м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.88
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	888
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8492
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	26.14
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.400
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.74
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	1.730
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0004439
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.5360350
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.1982575
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0025892
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0008137
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0016275
Всего, т/год	*SUMMI*	0.739767
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010380
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.2535585
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4636402
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0060550
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0038060
Всего, г/с	*SUMGI*	1.730001

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0238*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0238 01
	Наименование ИВ	**Конденсатосборник** V-0,5**м**3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и конденсат
Нефтепродукт	*NPNAME*	
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.5
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	3
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	3
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.5
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	6
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8492
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	14.13
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	3
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.400
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.01
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	0.433
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0038972
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0014414
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000188
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000118
Всего, т/год	*SUMMI*	0.005378
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002595
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.3133896
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.1159100
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0015138
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004758
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0009515
Всего, г/с	*SUMGI*	0.432500

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0239*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0239 01
	Наименование ИВ	**Конденсатосборник** V-1.57**м**3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и конденсат
Нефтепродукт	*NPNAME*	
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	8
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.39
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.74
Режим эксплуатации	*_NAME_*	буферная емкость
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	1.57
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	3
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	3
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	1.57
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	1.5700
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8492
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	1.18
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	3
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.400
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.00
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	0.291
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.060
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0001118
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0000414
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000005
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000003
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000154
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001746
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.2108257
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0779758
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0010183
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0003201
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0006401
Всего, г/с	*SUMGI*	0.290955

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0107*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0107 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** V-8 **м**3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.88
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	8
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	44.4
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8549
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	6.49
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.04
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	1.730
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000220
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0266215
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0098462
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0001286
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000404
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000808
Всего, т/год	*SUMMI*	0.036740
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010380
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.2535585
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4636402
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0060550
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0038060
Всего, г/с	*SUMGI*	1.730001

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6202*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6202 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** V-8 **м**3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.88
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	8
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	44.4
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8549
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	6.49
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.04
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	1.730
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000220
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0266215
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0098462
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0001286
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000404
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000808
Всего, т/год	*SUMMI*	0.036740
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010380
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.2535585
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4636402
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0060550
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0038060
Всего, г/с	*SUMGI*	1.730001

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6203*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6203 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** V-8 **м**3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.88
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	8
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	44.4
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8549
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	6.49
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.04
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	1.730
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000220
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0266215
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0098462
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0001286
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000404
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000808
Всего, т/год	*SUMMI*	0.036740
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010380
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.2535585
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4636402
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0060550
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0038060
Всего, г/с	*SUMGI*	1.730001

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0108*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0108 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** V-8 **м**3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.88
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	8
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	22.2
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8530
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	3.25
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.02
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	1.730
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000110
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0133404
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0049341
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000644
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000203
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000405
Всего, т/год	*SUMMI*	0.018411
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010380
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.2535585
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4636402
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0060550
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0038060
Всего, г/с	*SUMGI*	1.730001

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0204*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0204 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** V-8 **м**3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.88
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	8
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	22.2
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8530
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	3.25
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.02
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	1.730
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000110
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0133404
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0049341
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000644
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000203
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000405
Всего, т/год	*SUMMI*	0.018411
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010380
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.2535585
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4636402
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0060550
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0038060
Всего, г/с	*SUMGI*	1.730001

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B /$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0404*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0404 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** V-8 **м**3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	0.88
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Заглубленый
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	8
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	8.325
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8530
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	1.22
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.01
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	1.730
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000041
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0050026
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0018503
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000242
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000076
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000152
Всего, т/год	*SUMMI*	0.006904
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0010380
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.2535585
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4636402
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0060550
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0019030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0038060
Всего, г/с	*SUMGI*	1.730001

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0513*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0513 01
	Наименование ИВ	**Нефтевоз**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.7
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.9
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	2894
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8492
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	85.19
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	1.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	1.95
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	2.433
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0011670
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.4096040
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.5213550
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0068087
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0021399
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0042798
Всего, т/год	*SUMMI*	1.945354
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0014597
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.7628166
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.6519940
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0085148
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0026761
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0053522
Всего, г/с	*SUMGI*	2.432813

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN = B / (RO · V)*
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS = 0.6 · TKIP + 45*
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M = 0.294 · PS · MRS · (KTMAX · KB + KTMIN) · KPSR · KOB · B / (*
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G = (0.163 · PS · MRS · KTMAX · KPMAX · KB · VCMAX) / 10 ^{4}*
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	*_M_ = CI · M / 100*
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	*_G_ = CI · G / 100*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0117*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0117 01
	Наименование ИВ	**Нефтевоз**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.7
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.9
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	133.200
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8549
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	3.90
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.15
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	2.433
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000890
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.1074200
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0397303
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005189
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001631
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003261
Всего, т/год	*SUMMI*	0.148247
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0014597
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.7628166
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.6519940
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0085148
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0026761
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0053522
Всего, г/с	*SUMGI*	2.432813

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / ($
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0408*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0408 01
	Наименование ИВ	**Нефтевоз**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.7
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	52.725
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8530
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	1.55
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.06
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	2.703
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000350
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0426150
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0157616
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0002058
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000647
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001294
Всего, т/год	*SUMMI*	0.058812
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0016219
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.9586852
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.7244378
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0094609
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0029734
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0059469
Всего, г/с	*SUMGI*	2.703126

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 17 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от вспомогательных цехов предприятия" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный разовый выброс, г/с $G = G \cdot T \cdot 60 / 1200$

Валовый выброс, т/год $M = O \cdot T \cdot 3600 \cdot KOLIV / 10^6$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0218*
	Наименование ИЗА	**вент.труба ВМ**-1
Источника выделения	№ IV	0218 01
	Наименование ИВ	**Нефтяная лаборатория**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Оборудование	***Химическая лаборатория. Шкаф вытяжной***	ШВ-4.2 (ШВ-3,3)
Время работы шкафа, час/год		4380
Чистое время работы шкафа при проведении анализа, час/год	*_T_*	100
Общее количество таких шкафов, шт.	*_KOLIV_*	1
Количество одновременно работающих шкафов, шт.	*K1*	1
Время непрерывного выброса, в мин	*T*	15
Непрерывный выброс продолжается менее 20 мин.	*_NAME_*	менее 20 мин
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q2704*	0.0000347
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.0000347
Удельный выброс , г/с (табл. 6.1)	*Q2754*	0.00025
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.00025
Валовый выброс, т/год (2.11)	2704 **Бензин (нефтяной, малосернистый) /в пересчете на углерод/** (60)	0.0000125
Валовый выброс, т/год (2.11)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0000900
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000103
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	2704 **Бензин (нефтяной, малосернистый) /в пересчете на углерод/** (60)	0.0000260
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0001875
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000214

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 17 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от вспомогательных цехов предприятия" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный разовый выброс, г/с $G = G \cdot T \cdot 60 / 1200$

Валовый выброс, т/год $M = O \cdot T \cdot 3600 \cdot KOLIV / 10^6$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0237*
	Наименование ИЗА	**дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0237 01
	Наименование ИВ	**Нефтяная и аналитическая**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Оборудование	***Химическая лаборатория. Шкаф вытяжной***	ШВ-4.2 (ШВ-3,3)
Время работы шкафа, час/год		250
Чистое время работы шкафа при проведении анализа, час/год	*_T_*	100
Общее количество таких шкафов, шт.	*_KOLIV_*	1
Количество одновременно работающих шкафов, шт.	*K1*	1
Время непрерывного выброса, в мин	*T*	15
Непрерывный выброс продолжается менее 20 мин.	*_NAME_*	менее 20 мин
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q2704*	0.0000347
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.0000347
Удельный выброс , г/с (табл. 6.1)	*Q2754*	0.00025
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.00025
Валовый выброс, т/год (2.11)	2704 **Бензин (нефтяной, малосернистый) /в пересчете на углерод/** (60)	0.0000125
Валовый выброс, т/год (2.11)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0000900
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000103
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	2704 **Бензин (нефтяной, малосернистый) /в пересчете на углерод/** (60)	0.0000260
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0001875
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000214

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 17 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от вспомогательных цехов предприятия" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный разовый выброс, г/с $G = G \cdot T \cdot 60 / 1200$

Валовый выброс, т/год $M = O \cdot T \cdot 3600 \cdot KOLIV / 10^6$

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0218*
	Наименование ИЗА	**вент.труба ВМ**-2
Источника выделения	№ IV	0218 02
	Наименование ИВ	**Аналитическая лаборатория**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Оборудование	***Химическая лаборатория. Шкаф вытяжной***	ШВ-4.2 (ШВ-3,3)
Время работы шкафа, час/год		4380
Чистое время работы шкафа при проведении анализа, час/год	*_T_*	150
Общее количество таких шкафов, шт.	*_KOLIV_*	1
Количество одновременно работающих шкафов, шт.	*K1*	1
Время непрерывного выброса, в мин	*T*	15
Непрерывный выброс продолжается менее 20 мин.	*_NAME_*	менее 20 мин
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q0302*	0.0005
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.0005
Удельный выброс г/с (табл. 6.1)	*Q0316*	0.000132
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.000132
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q0150*	0.0000131
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.0000131
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q0303*	0.0000492
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.0000492
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q1061*	0.00167
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.00167
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q0602*	0.000246
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.000246
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q0621*	0.0000811
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.0000811
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q0203*	0.00000278
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.00000278
Удельный выброс, г/с (табл. 6.1)	*Q2735*	0.0125
Максимальный разовый выброс, г/с (2.1)	*G = Q · K1*	0.0125
Валовый выброс, т/год (2.11)	0302 **Азотная кислота** (5)	0.00027
Валовый выброс, т/год (2.11)	0316 **Гидрохлорид (Соляная кислота, Водород хлорид)** (163)	0.0000713
Валовый выброс, т/год (2.11)	0150 **Натрий гидроксид (Натр едкий, Сода каустическая)** (876*)	0.0000071
Валовый выброс, т/год (2.11)	0303 **Аммиак** (32)	0.0000266
Валовый выброс, т/год (2.11)	1061 **Этанол (Этиловый спирт)** (667)	0.0009018
Валовый выброс, т/год (2.11)	0602 **Бензол** (64)	0.0001328
Валовый выброс, т/год (2.11)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000438
Валовый выброс, т/год (2.11)	0203 **Хром /в пересчете на хром** (VI) **оксид/ (Хром шестивалентный)** (647)	0.0000015
Валовый выброс, т/год (2.11)	2735 **Масло минеральное нефтяное (веретенное, машинное, цилиндровое и др.)**	0.00675
Всего, т/год	SUMMI	0.0082049
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	0302 **Азотная кислота** (5)	0.000375
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	0316 **Гидрохлорид (Соляная кислота, Водород хлорид)** (163)	0.000099
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	0150 **Натрий гидроксид (Натр едкий, Сода каустическая)** (876*)	0.0000098
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	0303 **Аммиак** (32)	0.0000369
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	1061 **Этанол (Этиловый спирт)** (667)	0.0012525
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	0602 **Бензол** (64)	0.0001845
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000608
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	0203 **Хром /в пересчете на хром** (VI) **оксид/ (Хром шестивалентный)** (647)	0.0000021
Максимальный разовый выброс, с учетом 20-ти минутного интервала	2735 **Масло минеральное нефтяное (веретенное, машинное, цилиндровое и др.)**	0.009375
Всего, г/с	*SUMGI*	0.0113956

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0404*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0404 01
	Наименование ИВ	**Емкость для хранения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	2469
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	1234.46
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	1234.46
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	5
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.003125
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.003444139
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.061722917
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.065167056
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.005727887
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.061722917
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.067450804
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.13261786
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0003713
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.1322465
Всего, т/год	*SUMMI*	0.132618
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = (QOZ · BOZ + QVL · BVL) · **K**P· 10 $^{-6}$ + GHR · KNP · N*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = C · K*VSL/ 3600*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0241*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0241 01
	Наименование ИВ	**Топливный бак ДГЭС**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Объем резервуара, м3	*V*	1.8
Время работы. Час	***T***	8760.00
Суммарный расход нефтепродукта, т	*B*	667
Суммарный расход нефтепродукта в осенне-зимний период, т	*BOZ*	333
Суммарный расход нефтепродукта в весенне-летний период, т	*BVL*	333
Средние удельные выбросы из резервуара в осенне-зимний период, г/т	*QOZ*	2.36
Средние удельные выбросы из резервуара в весенне-летний период, г/т	*QVL*	3.15
Концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 12)	***C***	3.92
Опытный коэффициент (Прил.12)	***K**NP*	0.0029
Опытный коэффициент (Прил.8)	*KP*	0.1
Количество резервуаров, шт	*N*	1
Выбросы паров нефтепродуктов при хранении в одном резервуаре, т/год	*GHR*	0.27
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	16
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2.1)	*_M_ = C · KP*VSL/ 3600*	0.00174
Годовые выбросы, т/год (6.2.2)	*_G_ = (QOZ · BOZ + QVL · BVL) · **K**P· 10 $^{-6}$ + GHR · KNP · N*	0.00097
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000027
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0009640
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000967
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000049
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0017373
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001742

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = (QOZ · BOZ + QVL · BVL) · **K**P· 10 $^{-6}$ + GHR · KNP · N*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = C · K*VSL/ 3600*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0110*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0110 01
	Наименование ИВ	**Топливный бак ДГЭС**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Объем резервуара, м3	*V*	1.8
Время работы. Час	***T***	8760.00
Суммарный расход нефтепродукта, т	*B*	974
Суммарный расход нефтепродукта в осенне-зимний период, т	*BOZ*	487
Суммарный расход нефтепродукта в весенне-летний период, т	*BVL*	487
Средние удельные выбросы из резервуара в осенне-зимний период, г/т	*QOZ*	2.36
Средние удельные выбросы из резервуара в весенне-летний период, г/т	*QVL*	3.15
Концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 12)	***C***	3.92
Опытный коэффициент (Прил.12)	***K**NP*	0.0029
Опытный коэффициент (Прил.8)	*KP*	0.1
Количество резервуаров, шт	*N*	1
Выбросы паров нефтепродуктов при хранении в одном резервуаре, т/год	*GHR*	0.27
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	16
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2.1)	*_M_ = C · KP*VSL/ 3600*	0.00174
Годовые выбросы, т/год (6.2.2)	*_G_ = (QOZ · BOZ + QVL · BVL) · **K**P· 10 $^{-6}$ + GHR · KNP · N*	0.00105
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000029
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0010485
Всего, т/год	*SUMMI*	0.001051
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000049
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0017373
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001742

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$\_G\_ = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot \boldsymbol{K}P \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$	
Валовый выброс, т/год (5.1)	$\_M\_ = C \cdot K*VSL/3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0242*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0242 01
	Наименование ИВ	**Емкость масла ДГЭС**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	масло
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Объем резервуара, м3	*V*	0.04
Время работы, час	***T***	8760.00
Суммарный расход нефтепродукта, т	*B*	33.722
Суммарный расход нефтепродукта в осенне-зимний период, т	*BOZ*	16.86
Суммарный расход нефтепродукта в весенне-летний период, т	*BVL*	16.86
Средние удельные выбросы из резервуара в осенне-зимний период, г/т	*QOZ*	0.25
Средние удельные выбросы из резервуара в весенне-летний период, г/т	*QVL*	0.25
Концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 12)	***C***	0.39
Опытный коэффициент (Прил.12)	***K****NP*	0.00027
Опытный коэффициент (Прил.8)	*KP*	0.1
Количество резервуаров, шт	*N*	1
Выбросы паров нефтепродуктов при хранении в одном резервуаре, т/год	*GHR*	0.27
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	3
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2.1)	*_M_ = C · KP*VSL/ 3600*	0.00003
Годовые выбросы, т/год (6.2.2)	$\_G\_ = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot \boldsymbol{K}P \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$	0.00007
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2735*	100
Валовый выброс, т/год (5.1)	2735 **Масло минеральное нефтяное (веретенное, машинное, цилиндровое и др.)**	0.0000737
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000074
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2735 **Масло минеральное нефтяное (веретенное, машинное, цилиндровое и др.)**	0.0000325
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000033

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$\_G\_ = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot \boldsymbol{K}P \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$\_M\_ = C \cdot K*VSL/3600$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0111*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0111 01
	Наименование ИВ	**Емкость масла ДГЭС**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	масло
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Объем резервуара, м3	*V*	0.04
Время работы, час	***T***	8760.00
Суммарный расход нефтепродукта, т	*B*	33.722
Суммарный расход нефтепродукта в осенне-зимний период, т	*BOZ*	16.86
Суммарный расход нефтепродукта в весенне-летний период, т	*BVL*	16.86
Средние удельные выбросы из резервуара в осенне-зимний период, г/т	*QOZ*	0.25
Средние удельные выбросы из резервуара в весенне-летний период, г/т	*QVL*	0.25
Концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 12)	***C***	0.39
Опытный коэффициент (Прил.12)	***K****NP*	0.00027
Опытный коэффициент (Прил.8)	*KP*	0.1
Количество резервуаров, шт	*N*	1
Выбросы паров нефтепродуктов при хранении в одном резервуаре, т/год	*GHR*	0.27
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	3
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2.1)	*_M_ = C · KP*VSL/ 3600*	0.00003
Годовые выбросы, т/год (6.2.2)	$\_G\_ = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot \boldsymbol{K}P \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$	0.00007
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2735*	100
Валовый выброс, т/год (5.1)	2735 **Масло минеральное нефтяное (веретенное, машинное, цилиндровое и др.)**	0.0000737
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000074
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2735 **Масло минеральное нефтяное (веретенное, машинное, цилиндровое и др.)**	0.0000325
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000033

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = (QOZ · BOZ + QVL · BVL) · **K**P· 10 $^{-6}$ + GHR · KNP · N*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = C · K*VSL/ 3600*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6110*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	6110 01
	Наименование ИВ	**Емкость отработанного**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	масло
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Подземная
Объем резервуара, м3	*V*	25
Время работы, час	***T***	8760.00
Суммарный расход нефтепродукта, т	*B*	8.431
Суммарный расход нефтепродукта в осенне-зимний период, т	*BOZ*	4.215
Суммарный расход нефтепродукта в весенне-летний период, т	*BVL*	4.215
Средние удельные выбросы из резервуара в осенне-зимний период, г/т	*QOZ*	0.25
Средние удельные выбросы из резервуара в весенне-летний период, г/т	*QVL*	0.25
Концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 12)	***C***	0.39
Опытный коэффициент (Прил.12)	***K**NP*	0.00027
Опытный коэффициент (Прил.8)	*KP*	0.1
Количество резервуаров, шт	*N*	1
Выбросы паров нефтепродуктов при хранении в одном резервуаре, т/год	*GHR*	0.081
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	3
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2.1)	*_M_ = C · KP*VSL/ 3600*	0.00003
Годовые выбросы, т/год (6.2.2)	*_G_ = (QOZ · BOZ + QVL · BVL) · **K**P· 10 $^{-6}$ + GHR · KNP · N*	0.00002
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2735*	100
Валовый выброс, т/год (5.1)	2735 **Масло минеральное нефтяное (веретенное, машинное, цилиндровое и др.)**	0.0000221
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000022
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2735 **Масло минеральное нефтяное (веретенное, машинное, цилиндровое и др.)**	0.0000325
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000033

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6401*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6401 01
	Наименование ИВ	**Насос закачки дизельного**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	дизельное топливо
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.07
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	494
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.019444
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.034565
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000968
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0344681
Всего, т/год	*SUMMI*	0.034565
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000544
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0193900
Всего, г/с	*SUMGI*	0.019444

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6232*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6232 01
	Наименование ИВ	**Насос закачки дизельного**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	дизельное топливо
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.07
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	265
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.019444
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.018519
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000519
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0184667
Всего, т/год	*SUMMI*	0.018519
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000544
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0193900
Всего, г/с	*SUMGI*	0.019444

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6109*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6109 01
	Наименование ИВ	**Насос закачки дизельного**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	дизельное топливо
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.07
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	387
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.019444
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.027069
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000758
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0269936
Всего, т/год	*SUMMI*	0.027069
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000544
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0193900
Всего, г/с	*SUMGI*	0.019444

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6111*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6111 01
	Наименование ИВ	**Насос откачки масла**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	масло
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	3.35
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000268
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2735*	100
Валовый выброс, т/год	2735 **Масло минеральное нефтяное** (**веретенное**, **машинное**, **цилиндровое и др**.)	0.0002676
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000268
Максимальный разовый выброс, г/с	2735 **Масло минеральное нефтяное** (**веретенное**, **машинное**, **цилиндровое и др**.)	0.0222222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.022222

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6403*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6403 01
	Наименование ИВ	**Площадка КАЗС**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	дизельное топливо
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	7
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.03320
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00922
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	дизельное топливо
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	14
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00028
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000077
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0008199
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-С19 **(в**	0.2924806
Всего, т/год	*SUMMI*	0.293301
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000260
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-С19 **(в**	0.0092745
Всего, г/с	*SUMGI*	0.009301

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6001*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6001 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 21

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6002 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 26

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6003 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 28

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6004 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 214

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6005*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6005 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 305

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6006 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 308

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6007 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 324

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6008 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 325

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6009*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6009 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 307

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6010 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 302

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*6011*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6011 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 328

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6012*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6012 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 9

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6013*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6013 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 27

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6014*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6014 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 108

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6015*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6015 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 112

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6016*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6016 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 218

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6017*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6017 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 223

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6018*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6018 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 224

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6019*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6019 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 226

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6020*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6020 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 301

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6021*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6021 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 306

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6022*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6022 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 309

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6023*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6023 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 321

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6024*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6024 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 326

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6025*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6025 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 327

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3529905
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0617624
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416303
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0111933
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0019585
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013201

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6042*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6042 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6043*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6043 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6044*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6044 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6045*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6045 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6046*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6046 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6047*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6047 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6048*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6048 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6049*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6049 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6050*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6050 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6051*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6051 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6052*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6052 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6053*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6053 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6054*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6054 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6055*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6055 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6056*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6056 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6057*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6057 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6058*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6058 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6059*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6059 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6060*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6060 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6061*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6061 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6062*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6062 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6063*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6063 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6064*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6064 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6065*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6065 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6066*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6025 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2227148
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0479159
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271876
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0070622
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008621

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*6067*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6067 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 13

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	11
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.06764
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01879
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000760
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.6423901
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0492491
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0004424
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001390
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0002781
Всего, т/год	*SUMMI*	0.692575
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000024
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0203701
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0015617
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000088
Всего, г/с	*SUMGI*	0.021961

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6201*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6201 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрева**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04269
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01186
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00036
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000099
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002263
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4239625
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1052706
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0013199
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004148
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0008296
Всего, т/год	*SUMMI*	0.532024
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000072
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0134438
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0033381
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000419
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000132
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000263
Всего, г/с	*SUMGI*	0.016870

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6202*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6202 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрева**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04269
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01186
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00036
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000099
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002263
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4239625
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1052706
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0013199
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004148
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0008296
Всего, т/год	*SUMMI*	0.532024
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000072
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0134438
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0033381
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000419
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000132
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000263
Всего, г/с	*SUMGI*	0.016870

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6203*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6203 01
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00018
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00019
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000495
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000054
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000758
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2428755
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0380540
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0004418
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0002777
Всего, т/год	*SUMMI*	0.281864
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000024
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0077015
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0012067
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000088
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008938

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6204*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6204 01
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00018
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00019
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000495
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000054
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000758
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2428755
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0380540
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0004418
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0002777
Всего, т/год	*SUMMI*	0.281864
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000024
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0077015
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0012067
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000088
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008938

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6205*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6205 01
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00018
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00019
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000495
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000054
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000758
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2428755
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0380540
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0004418
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0002777
Всего, т/год	*SUMMI*	0.281864
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000024
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0077015
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0012067
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000088
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008938

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6206*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6206 01
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00012
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00013
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000033
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000036
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000505
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1698475
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0225515
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0002945
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000926
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001851
Всего, т/год	*SUMMI*	0.193022
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000016
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0053858
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0007151
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000059
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006121

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6207 01
	Наименование ИВ	**Площадка установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00012
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00013
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000033
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000036
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000754
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2538266
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0336878
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0004400
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001383
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0002765
Всего, т/год	*SUMMI*	0.288445
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000024
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0080488
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0010682
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000088
Всего, г/с	*SUMGI*	0.009147

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6208*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6208 01
	Наименование ИВ	**Площадка**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02846
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00791
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001508
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1821658
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0673757
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0008799
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002765
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0005531
Всего, т/год	*SUMMI*	0.251402
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000048
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0057764
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0021365
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000279
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000175
Всего, г/с	*SUMGI*	0.007972

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6209*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6209 01
	Наименование ИВ	**Площадка**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4032869
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0631664
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.468004
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0127881
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0020030
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014840

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6210*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6210 01
	Наименование ИВ	**Площадка сепарации №1**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00009
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000024
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000503
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1613147
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0252666
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000922
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001844
Всего, т/год	*SUMMI*	0.187202
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000016
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0051153
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0008012
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000058
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005936

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6212*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6212 01
	Наименование ИВ	**Площадка сепарации №2**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	24
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.11384
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.11069
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.03075
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	48
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	36
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00095
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00078
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000264
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000216
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006037
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.6339985
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2947746
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0035196
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011062
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0022123
Всего, т/год	*SUMMI*	1.936215
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000191
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0518138
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0093472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0001116
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000351
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000702
Всего, г/с	*SUMGI*	0.061397

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6213*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6213 01
	Наименование ИВ	**Площадка дренажной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4032869
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0631664
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.468004
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0127881
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0020030
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014840

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*6214*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6214 01
	Наименование ИВ	**Площадка дренажной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4032869
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0631664
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.468004
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0127881
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0020030
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014840

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6217*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6217 01
	Наименование ИВ	**Площадка дренажной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4032869
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0631664
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.468004
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0127881
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0020030
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014840

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6218*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6218 01
	Наименование ИВ	**Площадка дренажной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4032869
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0631664
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.468004
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0127881
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0020030
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014840

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6219*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6219 01
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00615
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00171
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00006
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00006
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000165
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000018
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000252
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0849238
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0112758
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0001473
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000463
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000926
Всего, т/год	*SUMMI*	0.096511
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000008
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0026929
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0003576
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000029
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*6226*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6226 01
	Наименование ИВ	**Площадка**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2559455
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0028441
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.258790
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0081160
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000902
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008206

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0214*
	Наименование ИЗА	**дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0214 01
	Наименование ИВ	**Манифольдная станция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	19
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.09013
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03690
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.02504
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01025
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	35
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00069
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00026
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0001925
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000072
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0004774
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.8782597
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2216409
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0027845
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0008751
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0017503
Всего, т/год	*SUMMI*	1.105788
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000151
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0278494
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0070282
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000883
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000278
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000555
Всего, г/с	*SUMGI*	0.035064

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0234*
	Наименование ИЗА	**дефлектор В**-2
Источника выделения	№ IV	0234 01
	Наименование ИВ	**Манифольдная станция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	16
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.07590
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.02108
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	33
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00065
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0001815
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0004024
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.7373831
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1867350
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0023470
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0007376
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0014753
Всего, т/год	*SUMMI*	0.929080
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000128
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0233823
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0059213
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000744
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000234
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000468
Всего, г/с	*SUMGI*	0.029461

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0235*
	Наименование ИЗА	**дефлектор В**-3
Источника выделения	№ IV	0235 01
	Наименование ИВ	**Манифольдная станция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	16
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.07590
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.02108
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	33
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00065
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0001815
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0004024
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.7373831
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1867350
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0023470
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0007376
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0014753
Всего, т/год	*SUMMI*	0.929080
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000128
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0233823
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0059213
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000744
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000234
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000468
Всего, г/с	*SUMGI*	0.029461

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*0236*
	Наименование ИЗА	**дефлектор В**-4
Источника выделения	№ IV	0236 01
	Наименование ИВ	**Манифольдная станция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	16
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.07590
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.02108
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	33
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00065
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0001815
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0004024
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.7373831
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1867350
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0023470
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0007376
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0014753
Всего, т/год	*SUMMI*	0.929080
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000128
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0233823
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0059213
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000744
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000234
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000468
Всего, г/с	*SUMGI*	0.029461

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6301*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6301 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрева**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04269
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01186
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00036
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00013
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000099
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000036
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002263
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4241379
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1052755
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0013199
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004148
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0008296
Всего, т/год	*SUMMI*	0.532204
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000072
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0134493
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0033383
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000419
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000132
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000263
Всего, г/с	*SUMGI*	0.016876

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6302*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6302 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрева**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.04269
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01186
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00036
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00013
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000099
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000036
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002263
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4241379
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1052755
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0013199
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004148
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0008296
Всего, т/год	*SUMMI*	0.532204
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000072
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0134493
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0033383
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000419
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000132
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000263
Всего, г/с	*SUMGI*	0.016876

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6501*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6501 01
	Наименование ИВ	**Площадка газового**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03690
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01025
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	14
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000084
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001260
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4541855
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0646731
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007345
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002308
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004617
Всего, т/год	*SUMMI*	0.520412
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0144021
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0020508
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.016502

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6502*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6502 01
	Наименование ИВ	**Площадка монтажного узла**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00009
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000024
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000003
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1005928
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0028080
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.103401
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0031898
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000890
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003279

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6503*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6503 01
	Наименование ИВ	**Площадка монтажного узла**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	7
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00015
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000042
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000005
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1510647
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0042169
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.155282
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000002
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0047902
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0001337
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.004924

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6504*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6504 01
	Наименование ИВ	**Площадка монтажного узла**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00615
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00171
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0508227
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014187
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.052241
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0016116
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000450
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001657

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6505*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6505 01
	Наименование ИВ	**Площадка монтажного узла**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00019
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000054
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000005
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1514155
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0042267
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.155642
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000002
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0048014
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0001340
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.004935

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6227*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6227 01
	Наименование ИВ	**Площадка факельной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00615
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00171
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000012
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0502964
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014040
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.051700
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0015949
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000445
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001639

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6228*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6228 01
	Наименование ИВ	**Площадка БЗР (Блок запорно-**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000012
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000000010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0003509
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000098
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000361
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000000004
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0000111
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000011

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6229*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6229 01
	Наименование ИВ	**Площадка**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00009
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000024
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000000020
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0007017
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000196
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000721
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000000007
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0000223
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000006
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000023

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6230*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6230 01
	Наименование ИВ	**Площадка газового трубного**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00009
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000024
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000000020
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0007017
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000196
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000721
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000000007
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0000223
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000006
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000023

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*6231*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6231 01
	Наименование ИВ	**Площадка межплощадных**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	92.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	2.59
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000006510
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2011857
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0056160
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.206802
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000021
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0063796
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0001781
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006558

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год	$\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$	1 очередь
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6234*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6234 01
	Наименование ИВ	**Площадка**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00009
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000024
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1084958
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.108496
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0034404
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год	$\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$	1 очередь
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6235*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6235 01
	Наименование ИВ	**Площадка узла подачи**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.04920
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01367
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	19
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00041
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000114
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4345509
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.434551
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0137795
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013780

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	2 очередь
		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6236*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6236 01
	Наименование ИВ	**Площадка ГРПШ и газового**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00009
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000024
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1084958
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.108496
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0034404
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год	$\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$	4 очередь
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6237*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6237 01
	Наименование ИВ	**Площадка стояка налива**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	100
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0419003
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.041900
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0013287
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001329

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год	$\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$	4 очередь
	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6238*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6238 01
	Наименование ИВ	**Площадка насосной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00012
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000033
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	100
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1257009
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.125701
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0039860
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003986

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6001*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6001 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 20

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3616864
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0578389
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.421076
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0114690
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018341
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013352

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6002 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3616864
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0578389
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.421076
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0114690
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018341
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013352

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6003 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 101

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3616864
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0578389
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.421076
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0114690
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018341
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013352

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6004 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 102

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3616864
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0578389
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.421076
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0114690
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018341
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013352

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6005*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6005 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 203

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3616864
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0578389
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.421076
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0114690
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018341
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013352

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6006 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 9

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3616864
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0578389
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.421076
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0114690
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018341
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013352

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6007 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 30

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3616864
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0578389
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.421076
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0114690
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018341
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013352

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6013*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6013 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2270704
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0459508
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.274267
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0072004
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014571
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008697

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6014*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6014 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2270704
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0459508
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.274267
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0072004
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014571
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008697

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6015*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6015 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2270704
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0459508
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.274267
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0072004
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014571
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008697

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6016*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6016 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2270704
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0459508
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.274267
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0072004
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014571
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008697

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6017*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6017 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2270704
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0459508
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.274267
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0072004
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014571
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008697

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6018*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6018 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2270704
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0459508
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.274267
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0072004
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014571
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008697

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6019*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6019 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2270704
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0459508
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.274267
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0072004
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014571
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008697

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6025*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6025 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 330

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.05692
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01581
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	34
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00067
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000187
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0003027
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3655883
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1352162
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0017659
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005550
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0011100
Всего, т/год	*SUMMI*	0.504538
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000096
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0115927
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0042877
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000176
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000352
Всего, г/с	*SUMGI*	0.015999

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6026*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6026 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 331

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	16
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.07590
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.02108
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	32
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00063
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000176
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0004022
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4857754
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1796685
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0023464
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0007374
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0014749
Всего, т/год	*SUMMI*	0.670405
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000128
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0154038
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0056973
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000744
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000234
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000468
Всего, г/с	*SUMGI*	0.021258

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6101*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6101 01
	Наименование ИВ	**Блок ЗУ "Спутник"**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	26
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.12333
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.06149
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.03426
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01708
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	52
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	20
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00103
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00043
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000286
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00012
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006538
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.3140889
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2961927
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0038129
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011983
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0023967
Всего, т/год	*SUMMI*	1.618343
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000207
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0416695
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0093922
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0001209
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000380
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000760
Всего, г/с	*SUMGI*	0.051317

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6104*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6104 01
	Наименование ИВ	**Площадка НГС и**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	22
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00044
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00026
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000121
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000072
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002018
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.5063598
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0922318
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0011769
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0003699
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0007397
Всего, т/год	*SUMMI*	0.601080
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000064
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0160566
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0029247
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000373
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000235
Всего, г/с	*SUMGI*	0.019060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6105*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6105 01
	Наименование ИВ	**Площадка насосного блока**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001257
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1518048
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0561464
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.209502
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0048137
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0017804
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006643

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6106*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6106 01
	Наименование ИВ	**Площадка дренажной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00012
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000033
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000256
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0308637
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0114152
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0001491
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000469
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000937
Всего, т/год	*SUMMI*	0.042594
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000008
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0009787
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0003620
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000030
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001351

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6107*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6107 01
	Наименование ИВ	**Площадка камеры запуска**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001259
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1520562
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0562394
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007345
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002308
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004617
Всего, т/год	*SUMMI*	0.209849
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0048217
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0017833
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006654

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6108*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6108 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрева**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02846
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00791
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	14
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00028
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000077
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001511
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3401943
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0687410
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0008811
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002769
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0005538
Всего, т/год	*SUMMI*	0.410798
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000048
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0107875
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0021798
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000279
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000176
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013026

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0104*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0104 01
	Наименование ИВ	**Блок ЗУ "Спутник"**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	24
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.11384
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.06149
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01708
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	50
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	20
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00099
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00043
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000275
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00012
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006037
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.2536183
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2738271
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0035208
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011065
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0022131
Всего, т/год	*SUMMI*	1.534890
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000191
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0397520
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0086830
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0001116
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000351
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000702
Всего, г/с	*SUMGI*	0.048671

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6001*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6001 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 37

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6002 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 9

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6003 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 20

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6004 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 21

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6005*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6005 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 25

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6006 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6007 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 33

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6008 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 38

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6009*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6009 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 54

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6010 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 55

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6011*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6011 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 22

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6012*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6012 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 43

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6013*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6013 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 48

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6014*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6014 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 49

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6015*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6015 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 35

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	11
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.05218
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01449
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	21
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00042
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0001155
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002764
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3338449
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1234756
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0016126
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005068
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0010136
Всего, т/год	*SUMMI*	0.460730
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0105862
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0039154
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000511
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000161
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000321
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014610

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6016*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6016 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 39

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6017*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6017 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 46

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6018*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6018 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 51

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04744
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01318
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	29
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00057
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0001595
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002523
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3047407
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1127112
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0014720
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004626
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0009252
Всего, т/год	*SUMMI*	0.420564
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000080
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0096633
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0035740
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000467
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000147
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000293
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013336

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6019*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6019 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 56

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6020*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6020 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 36

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6021*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6021 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 50

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6022*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6022 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 6

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6023*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6023 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 7

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6024*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6024 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 24

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6025*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6025 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 30

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6026*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6026 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 34

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6027*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6027 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 44

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6028*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6028 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 47

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6033*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6033 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 42

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.02460
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00683
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3565612
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0584217
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.416533
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0113065
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0018525
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013208

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6034*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6034 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6035*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6035 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6036*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6036 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6037*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6037 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6038*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6038 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6039*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6039 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6040*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6040 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6041*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6041 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6042*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6042 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6043*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6043 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6044*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6044 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6045*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6045 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6046*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6046 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6047*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6047 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6048*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6048 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6049*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6049 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6050*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6050 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6051*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6051 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6052*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6052 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6053*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6053 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6054*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6054 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6055*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6055 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6056*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6056 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6057*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6057 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6058*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6058 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6059*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6059 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6060*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6060 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6061*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6061 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6066*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6066 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01230
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00342
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001010
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2245033
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0462427
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005890
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001851
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003702
Всего, т/год	*SUMMI*	0.271991
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0071190
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014663
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6067*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6067 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 339

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.04269
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01186
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	28
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00055
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000154
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002273
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.2745055
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1015284
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0013259
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004167
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0008334
Всего, т/год	*SUMMI*	0.378837
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000072
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0087045
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0032194
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000420
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000132
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000264
Всего, г/с	*SUMGI*	0.012013

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6068*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6068 01
	Наименование ИВ	**Площадка скважины №** 340

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04744
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01318
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	20
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00040
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002514
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3036096
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1122928
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0014665
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004609
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0009218
Всего, т/год	*SUMMI*	0.419003
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000080
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0096274
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0035608
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000465
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000146
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000292
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013287

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6069*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6069 01
	Наименование ИВ	**Площадка Узела**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000251
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0303610
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0112293
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0001467
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000461
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000922
Всего, т/год	*SUMMI*	0.041900
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000008
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000029
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001329

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6070*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6070 01
	Наименование ИВ	**Площадка Узела**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000251
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0303610
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0112293
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0001467
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000461
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000922
Всего, т/год	*SUMMI*	0.041900
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000008
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000029
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001329

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6071*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6071 01
	Наименование ИВ	**Площадка Узла**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000503
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0607219
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0224586
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000922
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001844
Всего, т/год	*SUMMI*	0.083801
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000016
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0019255
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0007122
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000058
Всего, г/с	*SUMGI*	0.002657

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6072*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6072 01
	Наименование ИВ	**Площадка Узла**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000503
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0607219
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0224586
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000922
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001844
Всего, т/год	*SUMMI*	0.083801
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000016
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0019255
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0007122
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000058
Всего, г/с	*SUMGI*	0.002657

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0103*
	Наименование ИЗА	**труба**
Источника выделения	№ IV	0103 01
	Наименование ИВ	**Блок ЗУ "Спутник"**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	24
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.11384
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.05535
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01537
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	48
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00095
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00039
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000264
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000108
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006035
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1893650
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2746222
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0035196
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011062
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0022123
Всего, т/год	*SUMMI*	1.471429
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000191
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0377145
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0087082
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0001116
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000351
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000702
Всего, г/с	*SUMGI*	0.046659

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6101*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6101 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрев**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02846
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00791
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	14
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00028
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000077
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001511
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3363415
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0691791
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0008811
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002769
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0005538
Всего, т/год	*SUMMI*	0.407384
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000048
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0106653
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0021937
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000279
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000176
Всего, г/с	*SUMGI*	0.012918

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6102*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6102 01
	Наименование ИВ	**Площадка манифольдной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	50
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	25
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.23718
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.15374
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.06588
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.04270
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	100
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	50
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00198
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00108
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.0003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0012574
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	2.7977757
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.5756848
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0073326
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0023045
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0046090
Всего, т/год	*SUMMI*	3.388964
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000399
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0887169
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0182548
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0002325
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000731
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001462
Всего, г/с	*SUMGI*	0.107463

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6103*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6103 01
	Наименование ИВ	**Площадка ЗУ "Спутник"**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	11
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.05218
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01449
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	22
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00044
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000121
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002766
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.5899161
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1263662
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0016132
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005070
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0010140
Всего, т/год	*SUMMI*	0.719693
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0187061
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0040070
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000512
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000161
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000322
Всего, г/с	*SUMGI*	0.022821

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6104*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6104 01
	Наименование ИВ	**Площадка сепаратора**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.03690
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.01025
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00012
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00026
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000033
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000072
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000755
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3982175
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0371008
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0004400
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001383
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0002765
Всего, т/год	*SUMMI*	0.436249
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000024
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0126274
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0011765
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000088
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013833

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6105*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6105 01
	Наименование ИВ	**Площадка насосного блока**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001257
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1518048
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0561464
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.209502
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0048137
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0017804
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006643

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6106*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6106 01
	Наименование ИВ	**Площадка насосного блока**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001257
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1518048
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0561464
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007333
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002305
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004609
Всего, т/год	*SUMMI*	0.209502
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0048137
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0017804
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006643

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6107*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6107 01
	Наименование ИВ	**Площадка дренажной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00012
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000033
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000256
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0308637
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0114152
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0001491
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000469
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000937
Всего, т/год	*SUMMI*	0.042594
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000008
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0009787
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0003620
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000030
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001351

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6108*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6108 01
	Наименование ИВ	**Площадка камеры приема**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001259
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1520562
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0562394
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0007345
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002308
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0004617
Всего, т/год	*SUMMI*	0.209849
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000040
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0048217
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0017833
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000146
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006654

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0203*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0203 01
	Наименование ИВ	**Блок ЗУ "Спутник"**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	24
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.11384
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.05535
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01537
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	48
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00095
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00039
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000264
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000108
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006035
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1893650
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2746222
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0035196
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011062
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0022123
Всего, т/год	*SUMMI*	1.471429
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000191
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0377145
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0087082
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0001116
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000351
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000702
Всего, г/с	*SUMGI*	0.046659

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6201*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6201 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрева**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02846
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00791
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	14
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00028
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000077
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001511
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3363415
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0691791
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0008811
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002769
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0005538
Всего, т/год	*SUMMI*	0.407384
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000048
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0106653
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0021937
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000279
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000176
Всего, г/с	*SUMGI*	0.012918

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6202*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6202 01
	Наименование ИВ	**Площадка манифольдной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	50
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	25
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.23718
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.15374
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.06588
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.04270
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	100
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	50
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00198
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00108
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.0003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0012574
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	2.7977757
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.5756848
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0073326
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0023045
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0046090
Всего, т/год	*SUMMI*	3.388964
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000399
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0887169
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0182548
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0002325
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000731
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001462
Всего, г/с	*SUMGI*	0.107463

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6203*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6203 01
	Наименование ИВ	**Площадка ЗУ "Спутник"**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	11
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.05218
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01449
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	22
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00044
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000121
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002766
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.5899161
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1263662
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0016132
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005070
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0010140
Всего, т/год	*SUMMI*	0.719693
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0187061
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0040070
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000512
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000161
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000322
Всего, г/с	*SUMGI*	0.022821

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6206*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6206 01
	Наименование ИВ	**Площадка дренажной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	14
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00028
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000077
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000513
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0619787
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0229234
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0002994
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000941
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001882
Всего, т/год	*SUMMI*	0.085535
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000016
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0019653
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0007269
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000095
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000030
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000060
Всего, г/с	*SUMGI*	0.002712

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6207 01
	Наименование ИВ	**Площадка камеры запуска**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001008
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1216952
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0450101
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005878
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001847
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003695
Всего, т/год	*SUMMI*	0.167948
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0038589
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014273
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005326

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6301*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6301 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрева**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04269
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01186
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00036
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00013
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000099
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000036
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002263
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4268160
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1027700
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0013199
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004148
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0008296
Всего, т/год	*SUMMI*	0.532377
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000072
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0135342
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0032588
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000419
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000132
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000263
Всего, г/с	*SUMGI*	0.016882

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6302*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6302 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрева**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04269
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01186
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00036
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00013
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000099
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000036
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002263
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.4268160
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1027700
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0013199
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004148
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0008296
Всего, т/год	*SUMMI*	0.532377
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000072
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0135342
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0032588
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000419
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000132
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000263
Всего, г/с	*SUMGI*	0.016882

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6306*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6306 01
	Наименование ИВ	**Площадка сепаратора-**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	24
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	20
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.11384
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.12299
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.03416
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	48
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	40
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00095
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00086
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000264
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00024
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006037
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.7524452
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2808793
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0035196
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011062
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0022123
Всего, т/год	*SUMMI*	2.040766
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000191
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0555697
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0089066
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0001116
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000351
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000702
Всего, г/с	*SUMGI*	0.064712

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6307*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6307 01
	Наименование ИВ	**Площадка сепаратора-**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	24
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	20
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.11384
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.12299
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.03416
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	48
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	40
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00095
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00086
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000264
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00024
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006037
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.7524452
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2808793
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0035196
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011062
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0022123
Всего, т/год	*SUMMI*	2.040766
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000191
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0555697
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0089066
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0001116
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000351
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000702
Всего, г/с	*SUMGI*	0.064712

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6308*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6308 01
	Наименование ИВ	**Площадка сепаратора-**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	24
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	20
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.11384
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.12299
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.03416
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	48
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	40
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00095
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00086
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000264
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00024
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006037
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.7524452
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2808793
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0035196
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011062
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0022123
Всего, т/год	*SUMMI*	2.040766
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000191
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0555697
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0089066
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0001116
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000351
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000702
Всего, г/с	*SUMGI*	0.064712

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0403*
	Наименование ИЗА	**дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	0403 01
	Наименование ИВ	**Блок ЗУ "Спутник"**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	24
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.11384
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.05535
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01537
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	48
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00095
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00039
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000264
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000108
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006035
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.1893650
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2746222
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0035196
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011062
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0022123
Всего, т/год	*SUMMI*	1.471429
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000191
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0377145
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0087082
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0001116
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000351
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000702
Всего, г/с	*SUMGI*	0.046659

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6401*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6401 01
	Наименование ИВ	**Площадка печи подогрева**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.02846
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00791
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00512
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	14
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00028
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00017
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000077
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.000048
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001511
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.3363415
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0691791
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0008811
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002769
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0005538
Всего, т/год	*SUMMI*	0.407384
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000048
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0106653
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0021937
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000279
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000176
Всего, г/с	*SUMGI*	0.012918

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6402*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6402 01
	Наименование ИВ	**Площадка манифольдной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	50
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	25
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.23718
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.15374
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.06588
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.04270
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	100
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	50
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00198
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	*Gg = Xg · Qg · Ng*	0.00108
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.0003
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0012574
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	2.7977757
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.5756848
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0073326
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0023045
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0046090
Всего, т/год	*SUMMI*	3.388964
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000399
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0887169
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0182548
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0002325
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000731
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001462
Всего, г/с	*SUMGI*	0.107463

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6403*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6403 01
	Наименование ИВ	**Площадка ЗУ "Спутник"**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	11
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.05218
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.03075
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01449
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00854
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	22
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00044
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000121
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00006
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002766
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.5899161
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1263662
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0016132
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005070
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0010140
Всего, т/год	*SUMMI*	0.719693
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0187061
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0040070
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000512
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000161
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000322
Всего, г/с	*SUMGI*	0.022821

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6406*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6406 01
	Наименование ИВ	**Площадка дренажной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	14
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00028
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000077
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000513
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0619787
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0229234
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0002994
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000941
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001882
Всего, т/год	*SUMMI*	0.085535
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000016
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0019653
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0007269
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000095
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000030
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000060
Всего, г/с	*SUMGI*	0.002712

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6407*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6407 01
	Наименование ИВ	**Площадка камеры запуска**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001008
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1216952
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0450101
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0005878
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0001847
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0003695
Всего, т/год	*SUMMI*	0.167948
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000032
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0038589
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0014273
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000117
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005326

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6408*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6408 01
	Наименование ИВ	**Площадка мультифазной**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02846
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00791
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00036
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000099
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001515
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1829199
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0676546
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0008835
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002777
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0005554
Всего, т/год	*SUMMI*	0.252443
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000048
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0058004
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0021453
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000280
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000176
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008005

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6409*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6409 01
	Наименование ИВ	**Межплощадочные**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02846
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00791
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	18
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00036
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000099
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	94.36
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	1.05
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001515
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1829199
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0676546
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0008835
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0002777
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0005554
Всего, т/год	*SUMMI*	0.252443
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000048
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0058004
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0021453
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000280
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000176
Всего, г/с	*SUMGI*	0.008005

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год	$\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$	
	месторождение	6 очередь м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6112*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6112 01
	Наименование ИВ	**Площадка приемного**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	11
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000605
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	100
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1681216
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.168122
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0053311
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005331

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год	$\_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$	
	месторождение	6 очередь
		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6113*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6113 01
	Наименование ИВ	**Площадка подогревателя**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	*_NAME_*	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование технологического потока: Газ	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	*G = Gg / 3.6*	0.00000
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	*Nn*	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока	*_NAME_*	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	*Ng*	
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qg*	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xg*	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gg / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	100
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0333*	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0415*	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	*CI 0416*	
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0419003
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.041900
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0013287
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 **Бензол** (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001329

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6003 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 28

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6004 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 214

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6006 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 308

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6007 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 324

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	2.190
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	3.32
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	1.45249
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00298
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.03837
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00076
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.17586
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00976
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0029795
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0007574
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0097620
Всего, т/год	*SUMMI*	0.013499
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6007 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 324

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6007 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 324

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6008 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 325

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6009*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6009 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 307

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 302

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 302

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С)**; **Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С)**; **Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 302

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6022*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6022 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 309

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6206*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6206 02*
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6207 02*
	Наименование ИВ	**Площадка установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С)**; **Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С)**; **Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6207 03*
	Наименование ИВ	**Площадка установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6223*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6223 01*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6223*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6223 02*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6224*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6224 01*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6224*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6224 02*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6233*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6233 01*
	Наименование ИВ	**Площадка установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0105*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	*0105 01*
	Наименование ИВ	**Емкость блока дозирования**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	2.464
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	3.73
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	1.63405
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00335
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.04316
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00085
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.19784
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.01098
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0033520
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0008521
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С); Р**	0.0109822
Всего, т/год	*SUMMI*	0.015186
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6002 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6003 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 101

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6004 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 102

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6005*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6005 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 203

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6102*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6102 01*
	Наименование ИВ	**Площадка коллектора**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0104*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*0104 01*
	Наименование ИВ	**Площадка ПСН (емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6002 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 9

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6003 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 20

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6004 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 21

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6006 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6007 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 33

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6015*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6015 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 35

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6404*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6404 01*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 2 (**емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С)**; **Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С)**; **Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6011*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6011 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** *22*

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6012*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6012 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 43

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6014*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6014 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 49

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6016*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6016 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 39

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6009*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6009 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 54

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	4.380
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	6.63
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	2.90497
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00596
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.07673
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00151
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.35172
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.01952
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0059591
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0015148
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0195240
Всего, т/год	*SUMMI*	0.026998
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 55

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6017*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6017 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 46

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6013*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6013 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 48

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6019*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6019 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 56

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6204*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6204 01*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 1 (**емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6067*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6067 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 339

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	0.432
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	0.65
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.28652
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00059
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.00757
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00015
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.03469
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00193
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005877
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0001494
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0019257
Всего, т/год	*SUMMI*	0.002663
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6068*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6068 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 340

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	0.432
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	0.65
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.28652
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00059
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.00757
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00015
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.03469
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00193
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005877
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0001494
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0019257
Всего, т/год	*SUMMI*	0.002663
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0104*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*0104 02*
	Наименование ИВ	**Площадка ПСН (емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	13.688
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	20.73
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	9.07804
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.01862
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.23979
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00473
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 ^{4} · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	1.09913
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 ^{2} · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.06101
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0186221
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0047336
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0610124
Всего, т/год	*SUMMI*	0.084368
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6008 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 38

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С)**; **Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на С)**; **Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6204*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6204 02*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 1 (**емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10 [4] · Σ(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · Σ(Xi/ROi)	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10 [2] · Σ(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6001*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6001 02*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 37

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6015*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6015 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 35

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	3.285
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	4.98
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С**	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	2.17873
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00447
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.05755
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00114
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.26379
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.01464
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044693
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011361
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0146430
Всего, т/год	*SUMMI*	0.020248
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6404*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6404 02*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 2 (**емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000011
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.90780
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00186
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.000045
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.02398
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00047
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*	0.00026
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*	0.10991
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*	0.00610
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0018622
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0004734
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0061012
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008437
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**	0.0002589
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	месторождение
Источник загрязнения	№ IZ
	Наименование ИЗА
Источника выделения	№ IV
	Наименование ИВ

	Обозначение переменной в расчетной формуле
Вид выброса	*VV*
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*
Режим эксплуатации	*_NAME_*
Конструкция резервуаров	*_NAME_*
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*
Количество резервуаров данного типа	*NR*
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*
Категория веществ	*_NAME_*
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*
Коэффициент	*KPSR*
Производительность закачки, м3/час	*QZ*
Производительность откачки, м3/час	*QOT*
Коэффициент	*KPMAX*
Общий объем резервуаров, м3	*V*
Коэффициент	*KB*
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*
Нефтепродукт	*NPNAME*
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, т/год	*SUMMI*
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, г/с	*SUMGI*

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	месторождение
Источник загрязнения	№ IZ
	Наименование ИЗА
Источника выделения	№ IV
	Наименование ИВ

	Обозначение переменной в расчетной формуле
Вид выброса	*VV*
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*
Режим эксплуатации	*_NAME_*
Конструкция резервуаров	*_NAME_*
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*
Количество резервуаров данного типа	*NR*
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*
Категория веществ	*_NAME_*
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*
Коэффициент	*KPSR*
Производительность закачки, м3/час	*QZ*
Производительность откачки, м3/час	*QOT*
Коэффициент	*KPMAX*
Общий объем резервуаров, м3	*V*
Коэффициент	*KB*
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*
Нефтепродукт	*NPNAME*
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, т/год	*SUMMI*
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, г/с	*SUMGI*

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	месторождение
Источник загрязнения	№ IZ
	Наименование ИЗА
Источника выделения	№ IV
	Наименование ИВ

	Обозначение переменной в расчетной формуле
Вид выброса	*VV*
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*
Режим эксплуатации	*_NAME_*
Конструкция резервуаров	*_NAME_*
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*
Количество резервуаров данного типа	*NR*
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*
Категория веществ	*_NAME_*
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*
Коэффициент	*KPSR*
Производительность закачки, м3/час	*QZ*
Производительность откачки, м3/час	*QOT*
Коэффициент	*KPMAX*
Общий объем резервуаров, м3	*V*
Коэффициент	*KB*
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*
Нефтепродукт	*NPNAME*
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, т/год	*SUMMI*
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, г/с	*SUMGI*

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	месторождение
Источник загрязнения	№ IZ
	Наименование ИЗА
Источника выделения	№ IV
	Наименование ИВ

	Обозначение переменной в расчетной формуле
Вид выброса	*VV*
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*
Режим эксплуатации	*_NAME_*
Конструкция резервуаров	*_NAME_*
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*
Количество резервуаров данного типа	*NR*
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*
Категория веществ	*_NAME_*
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*
Коэффициент	*KPSR*
Производительность закачки, м3/час	*QZ*
Производительность откачки, м3/час	*QOT*
Коэффициент	*KPMAX*
Общий объем резервуаров, м3	*V*
Коэффициент	*KB*
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*
Нефтепродукт	*NPNAME*
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, т/год	*SUMMI*
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, г/с	*SUMGI*

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	месторождение
Источник загрязнения	№ IZ
	Наименование ИЗА
Источника выделения	№ IV
	Наименование ИВ

	Обозначение переменной в расчетной формуле
Вид выброса	*VV*
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*
Режим эксплуатации	*_NAME_*
Конструкция резервуаров	*_NAME_*
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*
Количество резервуаров данного типа	*NR*
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*
Категория веществ	*_NAME_*
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*
Коэффициент	*KPSR*
Производительность закачки, м3/час	*QZ*
Производительность откачки, м3/час	*QOT*
Коэффициент	*KPMAX*
Общий объем резервуаров, м3	*V*
Коэффициент	*KB*
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*
Нефтепродукт	*NPNAME*
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, т/год	*SUMMI*
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, г/с	*SUMGI*

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	месторождение
Источник загрязнения	№ IZ
	Наименование ИЗА
Источника выделения	№ IV
	Наименование ИВ

	Обозначение переменной в расчетной формуле
Вид выброса	*VV*
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*
Режим эксплуатации	*_NAME_*
Конструкция резервуаров	*_NAME_*
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*
Количество резервуаров данного типа	*NR*
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*
Категория веществ	*_NAME_*
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*
Коэффициент	*KPSR*
Производительность закачки, м3/час	*QZ*
Производительность откачки, м3/час	*QOT*
Коэффициент	*KPMAX*
Общий объем резервуаров, м3	*V*
Коэффициент	*KB*
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*
Нефтепродукт	*NPNAME*
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, т/год	*SUMMI*
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, г/с	*SUMGI*

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (102 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
	*M1 = 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	месторождение
Источник загрязнения	№ IZ
	Наименование ИЗА
Источника выделения	№ IV
	Наименование ИВ

	Обозначение переменной в расчетной формуле
Вид выброса	*VV*
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*
Режим эксплуатации	*_NAME_*
Конструкция резервуаров	*_NAME_*
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*
Количество резервуаров данного типа	*NR*
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*
Категория веществ	*_NAME_*
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*
Коэффициент	*KPSR*
Производительность закачки, м3/час	*QZ*
Производительность откачки, м3/час	*QOT*
Коэффициент	*KPMAX*
Общий объем резервуаров, м3	*V*
Коэффициент	*KB*
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	*VCMAX*
Нефтепродукт	*NPNAME*
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С***
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 0616*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 0616*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 0616*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 0616*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2729*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2729*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2729*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2729*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной	*PTMIN 2754*
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 2754*
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 2754*
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 2754*
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	*_G_ = (0.445 · PTMAXi · Xi · KPMAX · KB · VCMAX) / (10^4 · **Σ**(Xi/MRi) · (273 + TMAX))*
	*M 1= 0.160 · (PTMAXi · KB + PTMINi) · Xi · KPSR · KOB · B · **Σ**(Xi/ROi)*
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	*M = M1 / (10^2 · **Σ**(Xi/MRi) · (546 + TMAX + TMIN))*
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, т/год	*SUMMI*
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете на С); Р**
Всего, г/с	*SUMGI*

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6003 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 28 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6006 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 308 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6007 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 324 **(емкость блока дозирования хим.реагентов) затруб**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6007 06*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 324 **(емкость блока дозирования хим.реагентов) линия**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6008 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 325 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6009*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6009 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 307 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 302 **(емкость блока дозирования хим.реагентов) затруб**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))$

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 06*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 302 **(емкость блока дозирования хим.реагентов) затруб**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6022*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6022 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 309 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))$

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6206*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6206 03*
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров пластовой воды Т**-401 (**Емкость блока дозирования хим.реагентов**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6206*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6206 04*
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров пластовой воды Т**-401 (**Емкость блока дозирования хим.реагентов**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))$

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6207 04*
	Наименование ИВ	**Площадка установки пластовой воды (емкость блока дозирования хим.реагентов) ОГВ**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10^3*(546+Tmax+Tmin))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6223*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6223 03*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-1 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6223*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6223 04*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-1 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6224*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6224 03*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-2 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6224*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6224 04*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-2 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6002 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 100 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6003 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 101 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6004 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 102 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))$

месторождение		м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6102*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6102 02*
	Наименование ИВ	**Площадка коллектора (Емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0105*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	*0105 01*
	Наименование ИВ	**Емкость блока дозирования хим.реагентов ГУ**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))$

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0104*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*0104 03*
	Наименование ИВ	**Площадка ПСН (емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10^3*(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6002 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 9 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6003 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 20 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6004 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 21 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6006 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 32 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6007 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 33 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3*(546+Tmax+Tmin))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10^3*(546+Tmax+Tmin))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 55 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6011*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6011 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 22 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6012*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6012 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 43 **(емкость блока дозирования хим.реагентов) затруб**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6013*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6013 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 48 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6014*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6014 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 49 **(емкость блока дозирования хим.реагентов) затруб**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6015*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6015 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 35 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6016*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6016 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 39 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6017*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6017 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 46 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6019*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6019 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 56 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6067*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6067 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 339 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6068*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6068 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 340 **(емкость блока дозирования хим.реагентов)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $_G_ = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3 *(546+Tmax+Tmin))$

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6204*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6204 03*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 1 (**емкость блока дозирования хим.реагентов**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10^3 *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10^3 *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение		м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6204*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6204 04*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 1 (**емкость блока дозирования хим.реагентов**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6404*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6404 03*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 2 (**емкость блока дозирования хим.реагентов**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6404*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6404 04*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 2 (**емкость блока дозирования хим.реагентов**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1714*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000041469
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0008627
Всего, т/год	*SUMMI*	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-**Меркаптоэтанол** (**Монотиоэтиленгликоль**) (336)	0.0000415
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 [3] *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6207 05*
	Наименование ИВ	**Площадка установки пластовой воды (емкость блока дозирования хим.реагентов) ОГВ**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.5
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.005470085
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 [3] *(546+Tmax+Tmin))*	0.011392172
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0113922
Всего, т/год	*SUMMI*	0.011392
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0054701
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005470

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 [3] *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6233*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6233 02*
	Наименование ИВ	**Площадка установки пластовой воды (емкость блока дозирования хим.реагентов) ОГВ**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	***XCH** 1052*	0.5
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.005470085
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 [3] *(546+Tmax+Tmin))*	0.011392172
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0113922
Всего, т/год	*SUMMI*	0.011392
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0054701
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005470

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6004 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 214 (**емкость блока дозирования хим.реагентов**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	*XCH 1052*	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	*XCH 1078*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000039823
Валовый выброс, т/год	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол** (**Гликоль**, **Этиленгликоль**) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	*SUMMI*	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 **Этан**-1,2-**диол** (**Гликоль**, **Этиленгликоль**) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

месторождение м/р Тасбулат

Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 07*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 302 (**емкость блока дозирования хим.реагентов**) **затруб**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	*XCH 1052*	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	*XCH 1078*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000039823
Валовый выброс, т/год	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол** (**Гликоль**, **Этиленгликоль**) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	*SUMMI*	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 **Этан**-1,2-**диол** (**Гликоль**, **Этиленгликоль**) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 [3] *(546+Tmax+Tmin))*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6001*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6001 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 37 (**емкость блока дозирования хим.реагентов**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	*XCH 1052*	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 [3] *(546+Tmax+Tmin))*	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	*XCH 1078*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000039823
Валовый выброс, т/год	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 [3] *(546+Tmax+Tmin))*	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол** (**Гликоль**, **Этиленгликоль**) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	*SUMMI*	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 **Этан**-1,2-**диол** (**Гликоль**, **Этиленгликоль**) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) *_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) *_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*

		месторождение м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6008 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 38 (**емкость блока дозирования хим.реагентов**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы газов из водных
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из	*VCMAX*	0.5
Число рабочих часов в году	*_T_*	8760
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Концентрация ЗВ, доля	*XCH 1052*	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	*_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	*XCH 1078*	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	*KRMIN*	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	*KRMAX*	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	*_G_ = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / (273 + TMAX)*	0.000039823
Валовый выброс, т/год	*M = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax* T /(10 ^{3} *(546+Tmax+Tmin))*	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол** (**Гликоль**, **Этиленгликоль**) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	*SUMMI*	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 **Метанол** (**Метиловый спирт**) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 **Этан**-1,2-**диол** (**Гликоль**, **Этиленгликоль**) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$\_G\_ = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0104*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*0104 04*
	Наименование ИВ	**Площадка ПСН (емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	4.106
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	7.14
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 1052* ***Метанол (Метиловый спирт)*** *(338)*	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре,	*PTMIN 1052*	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 1052*	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 1052*	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 1052*	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	6.69549
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.01174
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0117438
Всего, т/год	*SUMMI*	0.011744
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000603
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$\_G\_ = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0105*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	*0105 02*
	Наименование ИВ	**Емкость блока дозирования**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	*B*	1.369
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	20
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	42.9
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"буферная емкость" (все типы
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	0.4
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.1
Коэффициент	*KPSR*	0.1
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	0.5
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	0.5
Коэффициент	*KPMAX*	0.1
Общий объем резервуаров, м3	*V*	0.4
Коэффициент	*KB*	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	*NN = B / (RO · V)*	2.07
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во	*VCMAX*	0.5
Нефтепродукт	*NPNAME*	ингибитор
Плотность ингибитора, т/м3	*RO*	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	*X 1052* ***Метанол (Метиловый спирт)*** *(338)*	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре,	*PTMIN 1052*	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной	*PTMAX 1052*	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	*MR 1052*	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	*RO 1052*	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00001
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11308
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00066
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0006573
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000657
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000114
Всего, г/с	*SUMGI*	0.000011

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6003 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 28

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6004 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 214

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0498647
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0083097
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.224562
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0015812
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0002635
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.007121

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6006 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 308

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6007 07*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 324

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	12
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.05692
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01581
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	3
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00006
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000165
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.4242885
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0582974
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0083287
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0249576
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0499152
Всего, т/год	*SUMMI*	0.565787
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0134541
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0002641
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0007914
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0015828
Всего, г/с	*SUMGI*	0.017941

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6008 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 325

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6009*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6009 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 307

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6010 08*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 302

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	12
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.05692
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01581
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	3
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00006
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000165
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.4242885
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1081590
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0083097
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0083287
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0249576
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0499152
Всего, т/год	*SUMMI*	0.623959
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0134541
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0034297
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0002635
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0002641
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0007914
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0015828
Всего, г/с	*SUMGI*	0.019786

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6022*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6022 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 309

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6206*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6206 05*
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0582974
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0083287
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.233013
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0002641
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.007389

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6207 06*
	Наименование ИВ	**Площадка установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	8
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01054
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2828590
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1123407
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0166384
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0332768
Всего, т/год	*SUMMI*	0.449278
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0089694
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0035623
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0005276
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0010552
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014247

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6223*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6223 05*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	8
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01054
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2828590
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0582974
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0083287
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0166384
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0332768
Всего, т/год	*SUMMI*	0.399400
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0089694
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0002641
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0005276
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0010552
Всего, г/с	*SUMGI*	0.012665

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6224*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6224 05*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	8
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01054
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2828590
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0582974
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0083287
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0166384
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0332768
Всего, т/год	*SUMMI*	0.399400
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0089694
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0002641
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0005276
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0010552
Всего, г/с	*SUMGI*	0.012665

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6233*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	*6233 03*
	Наименование ИВ	**Площадка установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	8
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01054
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2828590
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1123407
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0166384
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0332768
Всего, т/год	*SUMMI*	0.449278
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0089694
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0035623
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0005276
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0010552
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014247

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0105*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	*0105 04*
	Наименование ИВ	**Блок дозирования**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0790134
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.249563
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0025055
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.007914

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6002 04
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6003 04
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 101

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6004 04
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 102

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6005*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6005 03
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 203

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.166387
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005276

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6102*
	Наименование ИЗА	**ЗРА и ФС**
Источника выделения	№ IV	6102 03
	Наименование ИВ	**Площадка коллектора**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6001*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6001 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 37

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0498647
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0083097
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.224562
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0015812
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0002635
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.007121

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0104*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*0104 05*
	Наименование ИВ	**Площадка ПСН (емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	8
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01054
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2828590
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0790134
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0166384
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0332768
Всего, т/год	*SUMMI*	0.415950
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0089694
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0025055
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0005276
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0010552
Всего, г/с	*SUMGI*	0.013190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6002 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 9

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6003 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 20

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6004 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 21

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6006 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** *32*

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6007 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 33

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6008 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 38

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0498647
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0083097
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.224562
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0015812
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0002635
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.007121

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6009*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6009 03*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 54

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.166387
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.005276

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 55

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6011*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6011 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** *22*

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6012*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6012 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 43

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6014*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6014 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 49

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6015*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6015 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 35

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	8
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01054
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2828590
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0166384
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0332768
Всего, т/год	*SUMMI*	0.366086
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0089694
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0005276
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0010552
Всего, г/с	*SUMGI*	0.011609

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6016*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6016 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 39

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6017*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6017 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 46

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6019*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6019 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 56

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6204*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6204 05*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 1 (**емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	8
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01054
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2828590
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0582974
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0083287
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0166384
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0332768
Всего, т/год	*SUMMI*	0.399400
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0089694
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0002641
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0005276
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0010552
Всего, г/с	*SUMGI*	0.012665

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6404*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6404 05*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 2 (**емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	8
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.01054
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2828590
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0582974
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0083287
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0166384
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0332768
Всего, т/год	*SUMMI*	0.399400
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0089694
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0002641
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0005276
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0010552
Всего, г/с	*SUMGI*	0.012665

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $_G_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6013*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6013 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 48

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Среднее время работы данного оборудования, час/год	*_T_*	8760
Наименование оборудования	*_NAME_*	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.365
Наименование оборудования	*_NAME_*	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	*Qn*	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	*Xn*	0.05
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00527
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пересчете н***	10
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Наименование технологического потока:	*_NAME_*	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	*Nn*	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	*Gn = Xn · Qn · Nn*	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	*G = Gn / 3.6*	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1414295
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0291487
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0083192
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0166384
Всего, т/год	*SUMMI*	0.199699
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0044847
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0002638
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересчете на**	0.0005276
Всего, г/с	*SUMGI*	0.006332

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6003 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 28

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6004 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 214

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1051200
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.473040
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0066667
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.030000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6006 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 308

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6007 08*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 324

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	5631
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.450514
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	3129
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.250286
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.3829371
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0876000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0125143
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0225257
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0450514
Всего, т/год	*SUMMI*	0.550629
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6008 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 325

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6009*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6009 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 307

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6010 09*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 302

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	2920
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.233600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	1460
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.116800
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1168000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0058400
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0116800
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.484720
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.032222

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6022*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6022 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 309

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6206*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6206 06*
	Наименование ИВ	**Площадка резервуаров**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	730
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.058400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	8030
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.642400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0496400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.2248400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0321200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0029200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0058400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.315360
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6207 07*
	Наименование ИВ	**Площадка установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	1095
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.087600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	548
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.043800
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	7118
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.569400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0744600
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.3000300
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0021900
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0043800
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0087600
Всего, т/год	*SUMMI*	0.389820
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0111111
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034444

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6223*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6223 06*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля-1**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6224*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6224 06*
	Наименование ИВ	**Площадка Модуля**-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6233*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	*6233 04*
	Наименование ИВ	**Площадка установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	1095
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.087600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	548
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.043800
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	7118
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.569400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0744600
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.3000300
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0021900
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0043800
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0087600
Всего, т/год	*SUMMI*	0.389820
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0111111
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0111111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.062222

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*0105*
	Наименование ИЗА	**Дефлектор В**-1
Источника выделения	№ IV	*0105 05*
	Наименование ИВ	**Блок дозирования**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	4500
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.360000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	1558
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.124615
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	2077
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.166154
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	865
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.069231
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1059231
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0789231
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0083077
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0062308
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0124615
Всего, т/год	*SUMMI*	0.211846
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	6002 05
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	4500
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.360000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	2250
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.180000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	2250
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.180000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1530000
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0630000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0090000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0090000
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0180000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.252000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	6003 05
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 101

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	4500
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.360000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	2250
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.180000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	2250
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.180000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1530000
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0630000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0090000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0090000
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0180000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.252000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	6004 05
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 102

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	4500
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.360000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	2250
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.180000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	2250
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.180000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1530000
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0630000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0090000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0090000
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0180000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.252000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6005*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	6005 04
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 203

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	4500
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.360000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4500
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.360000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.3060000
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0180000
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0360000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.360000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.022222

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6103*
	Наименование ИЗА	**неорг**
Источника выделения	№ IV	6103 01
	Наименование ИВ	**Площадка коллектора насос**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	4500
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.360000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	2250
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.180000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	2250
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.180000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1530000
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0630000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0090000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0090000
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0180000
Всего, т/год	*SUMMI*	0.252000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*0104*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*0104 06*
	Наименование ИВ	**Площадка ПСН (насос)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	6424
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.513920
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	584
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.046720
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	1752
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.140160
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.4368320
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0584000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0023360
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0256960
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0513920
Всего, т/год	*SUMMI*	0.574656
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6001*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6001 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 37

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	2920
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.233600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	5840
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.467200
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1985600
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1401600
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0233600
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0116800
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0233600
Всего, т/год	*SUMMI*	0.397120
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0066667
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.030000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6002*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6002 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 9

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.00000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6003*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6003 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 20

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	1460
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.116800
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1576800
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0058400
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.531440
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.032222

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6004*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6004 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 21

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6006*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6006 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6007*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6007 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 33

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6008*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6008 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 38

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	2920
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.233600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	5840
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.467200
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1985600
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1401600
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0233600
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0116800
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0233600
Всего, т/год	*SUMMI*	0.397120
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0066667
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.030000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6009*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6009 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 54

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	8760
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.5956800
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0350400
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0700800
Всего, т/год	*SUMMI*	0.700800
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.022222

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6010*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6010 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 55

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6011*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6011 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 22

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6012*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6012 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 43

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	7118
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.569400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.4073400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.775260
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0111111
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034444

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6013*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6013 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 48

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перека	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	7118
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.569400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.4073400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.775260
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0111111
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034444

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6014*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6014 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 49

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перека	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6015*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6015 06*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 35

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перека	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	6769
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.541527
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	1991
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.159273
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.4602982
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0557455
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0079636
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0270764
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0541527
Всего, т/год	*SUMMI*	0.605236
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6016*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6016 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 39

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6017*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6017 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 46

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перека	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6019*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6019 05*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 56

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*Cl 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6067*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6067 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 339

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6068*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6068 04*
	Наименование ИВ	**Площадка скважины** 340

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1226400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.490560
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6204*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6204 06*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 1 (**насос**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	7118
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.569400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2978400
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.4073400
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0175200
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0350400
Всего, т/год	*SUMMI*	0.775260
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0111111
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034444

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6404*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	*6404 06*
	Наименование ИВ	**Площадка ГЗУ** 2 (**насос**)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Нефтепродукт	*_NAME_*	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	*_NAME_*	Насос центробежный с одним
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	*Q*	0.08
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	*N1*	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекач	*NN1*	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	*_T_*	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.700800
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор парафиноотложений***	3504
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)*	85
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2729 **Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/** (315)*	5
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 2754 **Алканы С12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С12-С19 (в пе***	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.280320
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор коррозии***	5256
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	35
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1714 **2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.420480
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***биоцид***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***деэмульгатор***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	50
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	***ингибитор солеотложений***	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)*	30
Концентрация ЗВ в парах , % масс	*CI 1078 **Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)*	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	*M = (Q · N1 · _T_) / 1000*	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	*G = Q · NN1 / 3.6*	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2382720
Валовый выброс, т/год	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.1471680
Валовый выброс, т/год	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0210240
Валовый выброс, т/год	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0140160
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0280320
Всего, т/год	*SUMMI*	0.448512
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0188889
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 **Метанол (Метиловый спирт)** (338)	0.0077778
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 **Этан**-1,2-**диол (Гликоль, Этиленгликоль)** (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-**Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль)** (336)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 **Композиция "Дон**-52" **/в пересчете на изопропанол/** (315)	0.0011111
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в**	0.0022222
Всего, г/с	*SUMGI*	0.031111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 35 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ при сварке и резке металлов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$\_G\_ = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0401*
	Наименование ИЗА	**дефлектор**
Источника выделения	№ IV	0401 01
	Наименование ИВ	**Сверлильный станок**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технология обработки	*_NAME_*	Механическая обработка
Местный отсос пыли	*_NAME_*	нет
Охлаждение	*_NAME_*	нет
Вид оборудования	*_NAME_*	Сверлильные станки
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования, ч/го	*_T_*	350
Число станков данного типа, шт.	*_KOLIV_*	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	*NS1*	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	*GV2902*	0.007
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	*KN*	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$\_M\_ = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot \_T\_ \cdot \_KOLIV\_ / 10^6$	0.001764
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$\_G\_ = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0014
Валовый выброс, т/год	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0017640
Всего, т/год	*SUMMI*	0.001764
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0014000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.001400

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 35 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ при сварке и резке металлов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$\_G\_ = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0401*
	Наименование ИЗА	**дефлектор**
Источника выделения	№ IV	0401 02
	Наименование ИВ	**Заточной станок**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технология обработки	*_NAME_*	Механическая обработка
Местный отсос пыли	*_NAME_*	нет
Охлаждение	*_NAME_*	нет
Вид оборудования	*_NAME_*	Заточные станки, d-150мм
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования, ч/го	*_T_*	350
Число станков данного типа, шт.	*_KOLIV_*	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	*NS1*	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	*GV2902*	0.008
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	*GV2930*	0.006
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	*KN*	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$\_M\_ = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot \_T\_ \cdot \_KOLIV\_ / 10^6$	0.002016
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$\_G\_ = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0016
Валовый выброс, т/год	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0020160
Валовый выброс, т/год	2930 **Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд)** (1027*)	0.0015120
Всего, т/год	*SUMMI*	0.003528
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0016000
Максимальный разовый выброс, г/с	2930 **Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд)** (1027*)	0.0012000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.002800

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 35 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ при сварке и резке металлов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = K / 3600*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = K · T / 106*

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*0401*
	Наименование ИЗА	**дефлектор**
Источника выделения	№ IV	0401 04
	Наименование ИВ	**Газовая резка металла**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид сварки: Газовая сварка стали с использованием пропана	*_NAME_*	Газовая сварка стали с
Времы работы одной единицы оборудования, час/год	*T*	639
Виды металлов	*_NAME_*	Сталь углеродистая 5мм
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/ч (табл. 4)	*GIS0143*	1.1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/ч (табл. 4)	*GIS0123*	72.9
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/ч (табл. 4)	*GIS0337*	49.5
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/ч (табл. 4)	*GIS0301*	39
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) **/в пересчете на желе**	0.0465831
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид/** (327)	0.0007029
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0199368
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0032397
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0316305
Всего, т/год	*SUMMI*	0.102093
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 **Железо** (II, III) **оксиды** (**диЖелезо триоксид**, **Железа оксид**) **/в пересчете на желе**	0.0202500
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 **Марганец и его соединения /в пересчете на марганца** (IV) **оксид/** (327)	0.0003056
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0086667
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0014083
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0137500
Всего, г/с	*SUMGI*	0.044381

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \nu(Мп/Т) * 10^3 / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6210*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6210 02
	Наименование ИВ	**Площадка сепарации №1 (центробежный газовый сепаратор)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	0.0675
Давление в аппарате, гПа	***P***	25000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	353
Время работы, час	*t*	8640
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	***Мп***	20.83
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \nu(Мп/Т) * 10^3 / 3600$	0.003761
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.116995
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	92.716
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	2.588
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000004
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1084728
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0030280
Всего, т/год	*SUMMI*	0.111501
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.000000001
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0034874
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0000973
Всего, г/с	*SUMGI*	0.0035847

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V)/1011)^{0.8} \cdot v(Mп/T) * 10^3/3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6225*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6225 01
	Наименование ИВ	**Площадка сепарации №1 (газовый сепаратор)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	0.7000
Давление в аппарате, гПа	***P***	25000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	353
Время работы, час	*t*	8640
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	***Мп***	20.83
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V)/1011)^{0.8} \cdot v(Mп/T) * 10^3/3600$	0.024434
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	0.759980
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	92.716
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	2.588
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.7046221
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0196691
Всего, т/год	*SUMMI*	0.724291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000001
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0226537
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0006324
Всего, г/с	*SUMGI*	0.0232861

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot v(Мп/Т) * 10^3 / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6501*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6501 02
	Наименование ИВ	**Газовый сепаратор** V-302

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	16
Давление в аппарате, гПа	***P***	8000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	323
Время работы, час	*t*	8640
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	***Мп***	20.83
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot v(Мп/Т) * 10^3 / 3600$	0.125490
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	3.903246
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.000030
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	92.716
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	2.588
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000012
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	3.6189274
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.1010201
Всего, т/год	*SUMMI*	3.719949
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000004
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.1163493
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0032478
Всего, г/с	*SUMGI*	0.1195971

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \nu(Мп/Т) * 10^3 / 3600$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6104*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6104 03
	Наименование ИВ	**Газосепаратор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	0.5
Давление в аппарате, гПа	***P***	57200
Средняя температура в аппарате, К	***T***	373
Время работы, час	*t*	8640
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	***Мп***	20.83
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \nu(Мп/Т) * 10^3 / 3600$	0.035211
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	1.095210
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.0593241
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0085426
Всего, т/год	*SUMMI*	1.067867
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000001
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0340575
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0002746
Всего, г/с	*SUMGI*	0.0343321

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot v(Мп/Т) * 10^3 / 3600$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6104*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6104 04
	Наименование ИВ	**Газосепаратор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	1.6
Давление в аппарате, гПа	***P***	14000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	373
Время работы, час	*t*	8640
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	***Мп***	20.83
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot v(Мп/Т) * 10^3 / 3600$	0.028959
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.900748
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.8712332
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0070258
Всего, т/год	*SUMMI*	0.878259
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000001
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0280103
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0002259
Всего, г/с	*SUMGI*	0.0282362

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{v(Mп/T)} * 10^3 / 3600$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6104*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6104 05
	Наименование ИВ	**Газосепаратор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	12.0
Давление в аппарате, гПа	***P***	8826
Средняя температура в аппарате, К	***T***	473
Время работы, час	*t*	8640
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	***Мп***	20.83
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{v(Mп/T)} * 10^3 / 3600$	0.089119
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	2.771946
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.00003
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	96.72
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	0.78
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000008
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	2.6811184
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0216212
Всего, т/год	*SUMMI*	2.702740
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.00000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0861985
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0006951
Всего, г/с	*SUMGI*	0.0868936

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6212*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6212 02
	Наименование ИВ	**Площадка сепарации №2 (горизонтальный 2-х фазный сепаратор)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	5.15
Давление в аппарате, гПа	***P***	16000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	353
Время работы, час	*t*	8640
Коэффициент,. зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	***Кд***	0.380
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$	0.014272
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	0.443913
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002663
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.3216596
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.1189688
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0015537
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004883
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0009766
Всего, т/год	*SUMMI*	0.443913
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000086
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0103414
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0038249
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0000500
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000157
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000314
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014272

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{Кд} \cdot 10^3 /3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6212*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6212 03
	Наименование ИВ	**Площадка сепарации №2 (электродегидратор)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	25.00
Давление в аппарате, гПа	***P***	8000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	333
Время работы, час	*t*	8640
Коэффициент,. зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	***Кд***	0.380
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{Кд} \cdot 10^3 /3600$	0.029011
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	0.902361
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0005414
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.6538509
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2418328
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0031583
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0009926
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0019852
Всего, т/год	*SUMMI*	0.902361
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000174
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0210214
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0077750
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001015
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000319
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000638
Всего, г/с	*SUMGI*	0.029011

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6212*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6212 04
	Наименование ИВ	**Площадка сепарации №2 (горизонтальный 2-х фазный сепаратор)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	5.15
Давление в аппарате, гПа	***P***	16000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	353
Время работы, час	*t*	8640
Коэффициент,. зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	***Кд***	0.380
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$	0.014272
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	0.443913
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002663
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.3216596
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.1189688
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0015537
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0004883
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0009766
Всего, т/год	*SUMMI*	0.443913
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000086
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0103414
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0038249
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0000500
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000157
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000314
Всего, г/с	*SUMGI*	0.014272

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6212*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6212 05
	Наименование ИВ	**Площадка сепарации №2 (горизонтальный 3-х фазный сепаратор)**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	25.00
Давление в аппарате, гПа	***P***	13000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	473
Время работы, час	*t*	8640
Коэффициент,. зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	***Кд***	0.380
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$	0.042781
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	1.330648
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0007984
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.9641873
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.3566136
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0046573
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0014637
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0029274
Всего, т/год	*SUMMI*	1.330648
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000257
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0309988
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0114652
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001497
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000471
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000941
Всего, г/с	*SUMGI*	0.042781

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6104*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6104 02
	Наименование ИВ	**Сепаратор нефтегазовый**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	6.30
Давление в аппарате, гПа	***P***	57000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	373
Время работы, час	*t*	8640
Коэффициент,. зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	***кд***	0.380
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$	0.046335
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	1.441215
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0008647
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	1.0443043
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.3862456
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0050443
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0015853
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0031707
Всего, т/год	*SUMMI*	1.441215
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000278
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0335746
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0124179
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001622
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000510
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0001019
Всего, г/с	*SUMGI*	0.046335

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6104*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6104 02
	Наименование ИВ	**Сепаратор нефтегазовый**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	6.30
Давление в аппарате, гПа	***P***	14000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	373
Время работы, час	*t*	8640
Коэффициент,. зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	***Кд***	0.380
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$	0.015070
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	0.468739
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*Cl 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0002812
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.3396484
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.1256221
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0016406
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005156
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0010312
Всего, т/год	*SUMMI*	0.468739
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000090
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0109198
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0040388
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0000527
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000166
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000332
Всего, г/с	*SUMGI*	0.015070

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{Кд} \cdot 10^3 /3600$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6303*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6303 01
	Наименование ИВ	**Сепаратор-депульсатор** 1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	4.00
Давление в аппарате, гПа	***P***	63000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	313
Время работы, час	*t*	8640
Коэффициент,. зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	***Кд***	0.380
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{Кд} \cdot 10^3 /3600$	0.034903
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	1.085618
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006514
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.7866384
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2909455
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0037997
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011942
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0023884
Всего, т/год	*SUMMI*	1.085618
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000209
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0252906
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0093540
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001222
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000384
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000768
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034903

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6304*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6304 01
	Наименование ИВ	**Сепаратор-депульсатор** 2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	4.00
Давление в аппарате, гПа	***P***	63000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	313
Время работы, час	*t*	8640
Коэффициент,. зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	***кд***	0.380
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$	0.034903
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	1.085618
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006514
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.7866384
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2909455
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0037997
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011942
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0023884
Всего, т/год	*SUMMI*	1.085618
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000209
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0252906
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0093540
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001222
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000384
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000768
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034903

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$\boldsymbol{П}_i = 0.0036 * t * M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6305*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6305 01
	Наименование ИВ	**Сепаратор-депульсатор** 3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Объем аппарата, м3	*V*	4.00
Давление в аппарате, гПа	***P***	63000
Средняя температура в аппарате, К	***T***	313
Время работы, час	*t*	8640
Коэффициент,. зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	***кд***	0.380
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) /1011)^{0.8} \cdot \boldsymbol{кд} \cdot 10^3 /3600$	0.034903
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600/10^6$	1.085618
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0006514
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.7866384
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.2909455
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0037997
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0011942
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0023884
Всего, т/год	*SUMMI*	1.085618
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000209
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С**1-**С**5 (1502*)	0.0252906
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С**6-**С**10 (1503*)	0.0093540
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001222
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000384
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000768
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034903

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 36 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при проведении лакокрасочных работ" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6507*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6507 01
	Наименование ИВ	**Окрасочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технологический процесс	*NAME*	окраска и сушка
Марка ЛКМ	*NAME*	Грунтовка ГФ-021
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	***MS***	0.27118
Время работы, час	*T*	4380
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы	***MS1***	0.06191
Способ окраски	*NAME*	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	***F2***	45
Примесь	***NAME***	0616 Диметилбензол (смесь о-
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	100
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.1220310
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{6})$	0.0077392
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	*NAME*	Окрасочный аэрозоль
Примесь	*NAME*	2902 Взвешенные частицы
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	***DK***	30
Коэффициент оседания	***KOC***	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$\_M\_ = KOC \cdot MS \cdot (100-F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.044745
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$\_G\_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100-F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^{4})$	0.002838
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1220310
Валовый выброс, т/год	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0447447
Всего, т/год	*SUMMI*	0.166776
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0077392
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0028377
Всего, г/с	*SUMGI*	0.010577

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 36 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при проведении лакокрасочных работ" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6207 01
	Наименование ИВ	**Окрасочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технологический процесс	*NAME*	окраска и сушка
Марка ЛКМ	*NAME*	Грунтовка ГФ-021
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	***MS***	0.27118
Время работы, час	*T*	4380
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы	***MS1***	0.06191
Способ окраски	*NAME*	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	***F2***	45
Примесь	***NAME***	0616 Диметилбензол (смесь о-
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	100
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.1220310
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0077392
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	*NAME*	Окрасочный аэрозоль
Примесь	*NAME*	2902 Взвешенные частицы
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	***DK***	30
Коэффициент оседания	***KOC***	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$\_M\_ = KOC \cdot MS \cdot (100-F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.044745
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$\_G\_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100-F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^{4})$	0.002838
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1220310
Валовый выброс, т/год	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0447447
Всего, т/год	*SUMMI*	0.166776
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0077392
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0028377
Всего, г/с	*SUMGI*	0.010577

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 36 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при проведении лакокрасочных работ" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6414*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6414 01
	Наименование ИВ	**Окрасочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технологический процесс	*NAME*	окраска и сушка
Марка ЛКМ	*NAME*	Грунтовка ГФ-021
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	***MS***	0.27118
Время работы, час	*T*	4380
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы	***MS1***	0.06191
Способ окраски	*NAME*	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	***F2***	45
Примесь	***NAME***	0616 Диметилбензол (смесь о-
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	100
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.1220310
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{6})$	0.0077392
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	*NAME*	Окрасочный аэрозоль
Примесь	*NAME*	2902 Взвешенные частицы
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	***DK***	30
Коэффициент оседания	***KOC***	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$\_M\_ = KOC \cdot MS \cdot (100-F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.044745
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$\_G\_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100-F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^{4})$	0.002838
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.1220310
Валовый выброс, т/год	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0447447
Всего, т/год	*SUMMI*	0.166776
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0077392
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0028377
Всего, г/с	*SUMGI*	0.010577

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 36 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при проведении лакокрасочных работ" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6507*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6507 02
	Наименование ИВ	**Окрасочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технологический процесс	*NAME*	окраска и сушка
Марка ЛКМ	*NAME*	Эмаль ПФ-115
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	***MS***	1.0192
Время работы, час	*T*	4380
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы	***MS1***	0.23269
Способ окраски	*NAME*	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	***F2***	45
Примесь	***NAME***	0616 Диметилбензол (смесь о-
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.2293200
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0145434
Примесь	***NAME***	2752 Уайт-спирит (1294*)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.2293200
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0145434
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	*NAME*	Окрасочный аэрозоль
Примесь	*NAME*	2902 Взвешенные частицы
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	***DK***	30
Коэффициент оседания	***KOC***	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$\_M\_ = KOC \cdot MS \cdot (100\text{-}F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.168168
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$\_G\_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100\text{-}F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^{4})$	0.010665
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2293200
Валовый выброс, т/год	2752 **Уайт-спирит** (1294*)	0.2293200
Валовый выброс, т/год	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.1681680
Всего, т/год	*SUMMI*	0.626808
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0145434
Максимальный из разовых выброс, г/с	2752 **Уайт-спирит** (1294*)	0.0145434
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0106651
Всего, г/с	*SUMGI*	0.039752

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 36 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при проведении лакокрасочных работ" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6207 02
	Наименование ИВ	**Окрасочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технологический процесс	*NAME*	окраска и сушка
Марка ЛКМ	*NAME*	Эмаль ПФ-115
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	***MS***	1.0192
Время работы, час	*T*	4380
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы	***MS1***	0.23269
Способ окраски	*NAME*	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	***F2***	45
Примесь	***NAME***	0616 Диметилбензол (смесь о-
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.2293200
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0145434
Примесь	***NAME***	2752 Уайт-спирит (1294*)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.2293200
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0145434
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	*NAME*	Окрасочный аэрозоль
Примесь	*NAME*	2902 Взвешенные частицы
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	***DK***	30
Коэффициент оседания	***KOC***	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$\_M\_ = KOC \cdot MS \cdot (100\text{-}F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.168168
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$\_G\_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100\text{-}F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^{4})$	0.010665
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2293200
Валовый выброс, т/год	2752 **Уайт-спирит** (1294*)	0.2293200
Валовый выброс, т/год	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.1681680
Всего, т/год	*SUMMI*	0.626808
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0145434
Максимальный из разовых выброс, г/с	2752 **Уайт-спирит** (1294*)	0.0145434
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0106651
Всего, г/с	*SUMGI*	0.039752

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 36 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при проведении лакокрасочных работ" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6414*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6414 02
	Наименование ИВ	**Окрасочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технологический процесс	*NAME*	окраска и сушка
Марка ЛКМ	*NAME*	Эмаль ПФ-115
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	***MS***	1.0192
Время работы, час	*T*	4380
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы	***MS1***	0.23269
Способ окраски	*NAME*	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	***F2***	45
Примесь	***NAME***	0616 Диметилбензол (смесь о-
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.2293200
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0145434
Примесь	***NAME***	2752 Уайт-спирит (1294*)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.2293200
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0145434
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	*NAME*	Окрасочный аэрозоль
Примесь	*NAME*	2902 Взвешенные частицы
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	***DK***	30
Коэффициент оседания	***KOC***	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$\_M\_ = KOC \cdot MS \cdot (100\text{-}F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.168168
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$\_G\_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100\text{-}F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^{4})$	0.010665
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.2293200
Валовый выброс, т/год	2752 **Уайт-спирит** (1294*)	0.2293200
Валовый выброс, т/год	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.1681680
Всего, т/год	*SUMMI*	0.626808
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0145434
Максимальный из разовых выброс, г/с	2752 **Уайт-спирит** (1294*)	0.0145434
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 **Взвешенные частицы** (116)	0.0106651
Всего, г/с	*SUMGI*	0.039752

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 36 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при проведении лакокрасочных работ" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6507*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6507 03
	Наименование ИВ	**Окрасочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технологический процесс	*NAME*	окраска и сушка
Марка ЛКМ	*NAME*	Растворитель Р-4
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	***MS***	0.176673
Время работы, час	*T*	4380
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы	***MS1***	0.04034
Способ окраски	*NAME*	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	***F2***	100
Примесь	***NAME***	1401 Пропан-2-он (Ацетон)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	26
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0459350
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0029132
Примесь	***NAME***	1210 Бутилацетат (Уксусной
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	12
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0212008
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0013445
Примесь	*NAME*	0621 Метилбензол (349)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	62
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.1095373
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{6})$	0.0069468
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.1095373
Валовый выброс, т/год	1210 **Бутилацетат (Уксусной кислоты бутиловый эфир)** (110)	0.0212008
Валовый выброс, т/год	1401 **Пропан-2-он (Ацетон)** (470)	0.0459350
Всего, т/год	*SUMMI*	0.045935
Максимальный из разовых выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0069468
Максимальный из разовых выброс, г/с	1210 **Бутилацетат (Уксусной кислоты бутиловый эфир)** (110)	0.0013445
Максимальный из разовых выброс, г/с	1401 **Пропан-2-он (Ацетон)** (470)	0.0029132
Всего, г/с	*SUMGI*	0.002913

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 36 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при проведении лакокрасочных работ" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6207*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6207 03
	Наименование ИВ	**Окрасочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технологический процесс	*NAME*	окраска и сушка
Марка ЛКМ	*NAME*	Растворитель Р-4
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	***MS***	0.176673
Время работы, час	*T*	4380
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы	***MS1***	0.04034
Способ окраски	*NAME*	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	***F2***	100
Примесь	***NAME***	1401 Пропан-2-он (Ацетон)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	26
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0459350
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0029132
Примесь	***NAME***	1210 Бутилацетат (Уксусной
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	12
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0212008
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0013445
Примесь	*NAME*	0621 Метилбензол (349)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	62
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.1095373
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{6})$	0.0069468
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.1095373
Валовый выброс, т/год	1210 **Бутилацетат (Уксусной кислоты бутиловый эфир)** (110)	0.0212008
Валовый выброс, т/год	1401 **Пропан-2-он (Ацетон)** (470)	0.0459350
Всего, т/год	*SUMMI*	0.045935
Максимальный из разовых выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0069468
Максимальный из разовых выброс, г/с	1210 **Бутилацетат (Уксусной кислоты бутиловый эфир)** (110)	0.0013445
Максимальный из разовых выброс, г/с	1401 **Пропан-2-он (Ацетон)** (470)	0.0029132
Всего, г/с	*SUMGI*	0.002913

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 36 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при проведении лакокрасочных работ" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6414*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6414 03
	Наименование ИВ	**Окрасочные работы**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Технологический процесс	*NAME*	окраска и сушка
Марка ЛКМ	*NAME*	Растворитель Р-4
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	***MS***	0.176673
Время работы, час	*T*	4380
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы	***MS1***	0.04034
Способ окраски	*NAME*	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	***F2***	100
Примесь	***NAME***	1401 Пропан-2-он (Ацетон)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	26
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0459350
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0029132
Примесь	***NAME***	1210 Бутилацетат (Уксусной
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	12
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0212008
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{b})$	0.0013445
Примесь	*NAME*	0621 Метилбензол (349)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	***FPI***	62
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	***DP***	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$\_M\_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.1095373
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$\_G\_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^{6})$	0.0069468
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.1095373
Валовый выброс, т/год	1210 **Бутилацетат (Уксусной кислоты бутиловый эфир)** (110)	0.0212008
Валовый выброс, т/год	1401 **Пропан-2-он (Ацетон)** (470)	0.0459350
Всего, т/год	*SUMMI*	0.045935
Максимальный из разовых выброс, г/с	0621 **Метилбензол** (349)	0.0069468
Максимальный из разовых выброс, г/с	1210 **Бутилацетат (Уксусной кислоты бутиловый эфир)** (110)	0.0013445
Максимальный из разовых выброс, г/с	1401 **Пропан-2-он (Ацетон)** (470)	0.0029132
Всего, г/с	*SUMGI*	0.002913

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 29 "Методика расчета выбросов вредных веществ от предприятий дорожно-строительной отрасли, в том числе от асфальтобетонных заводов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1\text{-}NJ)$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1\text{-}NJ)$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6508*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6508 01
	Наименование ИВ	**Экскаватор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид работ	*NAME*	Выемочно-погрузочные
Влажность материала, %	*VL*	2
Коэфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	*K5*	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	*P1*	0.03
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	*P2*	0.04
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	*G3SR*	4.5
Коэфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	*P3SR*	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	*G3*	9
Коэфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	*P3*	1.7
Коэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	*P6*	1
Размер куска материала, мм	*G7*	20
Коэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	*P5*	0.5
Высота падения материала, м	*GB*	2
Коэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	*B*	0.7
Количество перерабатываемой породы, т/час	*G*	2.6
Время работы в год, часов	*RT*	200
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	0.412533333
Валовый выброс, т/год	$\_M\_ = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot RT$	0.209664
Валовый выброс, т/год	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот,**	0.209664
Всего, т/год	*SUMMI*	0.209664
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот,**	0.4125333
Всего, г/с	*SUMGI*	0.4125333

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 29 "Методика расчета выбросов вредных веществ от предприятий дорожно-строительной отрасли, в том числе от асфальтобетонных заводов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1-NJ)$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1-NJ)$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6205*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6508 01
	Наименование ИВ	**Экскаватор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид работ	*NAME*	Выемочно-погрузочные
Влажность материала, %	*VL*	2
Коэфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	*K5*	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	*P1*	0.03
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	*P2*	0.04
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	*G3SR*	4.5
Коэфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	*P3SR*	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	*G3*	9
Коэфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	*P3*	1.7
Коэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	*P6*	1
Размер куска материала, мм	*G7*	20
Коэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	*P5*	0.5
Высота падения материала, м	*GB*	2
Коэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	*B*	0.7
Количество перерабатываемой породы, т/час	*G*	2.6
Время работы в год, часов	*RT*	200
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	0.412533333
Валовый выброс, т/год	$\_M\_ = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot RT$	0.209664
Валовый выброс, т/год	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот,**	0.209664
Всего, т/год	*SUMMI*	0.209664
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот,**	0.4125333
Всего, г/с	*SUMGI*	0.4125333

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 29 "Методика расчета выбросов вредных веществ от предприятий дорожно-строительной отрасли, в том числе от асфальтобетонных заводов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, **т/год** (6.6.2)	*MC = K1 · K2 · K3SR · K4 · K5 · K7 · K8 · K9 · KE · B · GGOD · (1-NJ)*
Максимальный разовый выброс, **г/с** (6.6.1)	*GC = K1 · K2 · K3 · K4 · K5 · K7 · K8 · K9 · KE · B · GMAX · 10^6 / **3600** · **(1-NJ)***

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6411*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6411 01
	Наименование ИВ	**Экскаватор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид работ	*NAME*	Выемочно-погрузочные
Влажность материала, %	*VL*	2
Коэфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	*K5*	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	*P1*	0.03
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	*P2*	0.04
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	*G3SR*	4.5
Коэфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	*P3SR*	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	*G3*	9
Коэфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	*P3*	1.7
Коэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	*P6*	1
Размер куска материала, мм	*G7*	20
Коэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	*P5*	0.5
Высота падения материала, м	*GB*	2
Коэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	*B*	0.7
Количество перерабатываемой породы, т/час	*G*	2.6
Время работы в год, часов	*RT*	200
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	***G = P1 · P2 · P3 · K5 · P5 · P6 · B · G · 10^6 / 3600***	0.412533333
Валовый выброс, т/год	*_M_ = P1 · P2 · P3SR · K5 · P5 · P6 · B · G · RT*	0.209664
Валовый выброс, т/год	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**,	0.209664
Всего, т/год	*SUMMI*	0.209664
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 **Пыль неорганическая**, **содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**,	0.4125333
Всего, г/с	*SUMGI*	0.4125333

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 29 "Методика расчета выбросов вредных веществ от предприятий дорожно-строительной отрасли, в том числе от асфальтобетонных заводов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1\text{-}NJ)$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1\text{-}NJ)$

	месторождение	м/р Тасбулат
Источник загрязнения	№ IZ	*6509*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6509 01
	Наименование ИВ	**Автогрейдер**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид работ	*NAME*	Выемочно-погрузочные
Влажность материала, %	*VL*	2
Коэфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	*K5*	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	*P1*	0.03
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	*P2*	0.04
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	*G3SR*	4.5
Коэфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	*P3SR*	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	*G3*	9
Коэфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	*P3*	1.7
Коэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	*P6*	1
Размер куска материала, мм	*G7*	20
Коэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	*P5*	0.5
Высота падения материала, м	*GB*	2
Коэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	*B*	0.7
Количество перерабатываемой породы, т/час	*G*	13
Время работы в год, часов	*RT*	100
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	2.062666667
Валовый выброс, т/год	$\_M\_ = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot RT$	0.52416
Среднегодовые выбросы, т/год	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**,	0.5241600
Всего, т/год	*SUMMI*	0.524160
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**,	2.0626667
Всего, г/с	*SUMGI*	2.062667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 29 "Методика расчета выбросов вредных веществ от предприятий дорожно-строительной отрасли, в том числе от асфальтобетонных заводов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1\text{-}NJ)$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1\text{-}NJ)$

	месторождение	м/р Актас
Источник загрязнения	№ IZ	*6206*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6206 01
	Наименование ИВ	**Авторейдер**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид работ	*NAME*	Выемочно-погрузочные
Влажность материала, %	*VL*	2
Коэфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	*K5*	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	*P1*	0.03
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	*P2*	0.04
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	*G3SR*	4.5
Коэфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	*P3SR*	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	*G3*	9
Коэфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	*P3*	1.7
Коэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	*P6*	1
Размер куска материала, мм	*G7*	20
Коэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	*P5*	0.5
Высота падения материала, м	*GB*	2
Коэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	*B*	0.7
Количество перерабатываемой породы, т/час	*G*	13
Время работы в год, часов	*RT*	100
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	2.062666667
Валовый выброс, т/год	$\_M\_ = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot RT$	0.52416
Среднегодовые выбросы, т/год	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот,**	0.5241600
Всего, т/год	*SUMMI*	0.524160
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот,**	2.0626667
Всего, г/с	*SUMGI*	2.062667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 29 "Методика расчета выбросов вредных веществ от предприятий дорожно-строительной отрасли, в том числе от асфальтобетонных заводов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1-NJ)$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1-NJ)$

	месторождение	м/р Туркменой
Источник загрязнения	№ IZ	*6412*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6412 01
	Наименование ИВ	**Автогрейдер**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид работ	*NAME*	Выемочно-погрузочные
Влажность материала, %	*VL*	2
Коэфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	*K5*	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	*P1*	0.03
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	*P2*	0.04
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	*G3SR*	4.5
Коэфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	*P3SR*	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	*G3*	9
Коэфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	*P3*	1.7
Коэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	*P6*	1
Размер куска материала, мм	*G7*	20
Коэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	*P5*	0.5
Высота падения материала, м	*GB*	2
Коэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	*B*	0.7
Количество перерабатываемой породы, т/час	*G*	13
Время работы в год, часов	*RT*	100
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	2.062666667
Валовый выброс, т/год	$\_M\_ = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot RT$	0.52416
Среднегодовые выбросы, т/год	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот,**	0.5241600
Всего, т/год	*SUMMI*	0.524160
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот,**	2.0626667
Всего, г/с	*SUMGI*	2.062667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0504*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0504 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель подъемника** (XJ-350)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	5.64
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	269
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	720
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	212.342
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.498086383
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	1.387171202
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1806336
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0293530
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0112896
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0282240
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1467648
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0028224
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0677376
Всего, т/год	SUMMI	0.466825
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0089667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2166944
Всего, г/с	*SUMGI*	1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0505*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0505 01
	Наименование ИВ	**Двигатель цементировочного агрегата АЦ**-32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	3.58
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	169
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	480
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1146880
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0186368
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0071680
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0179200
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0931840
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017920
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0430080
Всего, т/год	SUMMI	0.296397
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0056333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1361389
Всего, г/с	*SUMGI*	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0509*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0509 01
	Наименование ИВ	**Передвижная парогенераторная установка ППУ**-1600/100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.45
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	42.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	12
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	823.5
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.3051891
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.849952028
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0155172
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0025215
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0013532
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0020299
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0135324
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000025
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002706
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0067662
Всего, т/год	SUMMI	0.041991
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0425000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0514*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0514 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 10м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.004
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	6
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	1
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	532.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02783424
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077518393
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0001472
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000239
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000128
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000193
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0001284
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000000020
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000026
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000642
Всего, т/год	SUMMI	0.000398
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0137333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0022317
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0011667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0018333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0120000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0060000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.037215

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0515*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0515 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 30м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.001
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	9
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.4
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	354.67
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000440
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000072
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000038
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000058
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000384
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000008
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000192
Всего, т/год	SUMMI	0.000119
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0206000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0033475
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0027500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0180000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.055823

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0523*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0523 01
	Наименование ИВ	**Электростанция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.10
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	160
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	400
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0032256
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0005242
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0002016
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0005040
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0026208
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000006
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000504
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0012096
Всего, т/год	SUMMI	0.008336
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1288889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0524*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0524 01
	Наименование ИВ	**Мачта освещения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.95
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	5.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	400
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	458.2
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оі} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.0219744
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оі} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оі} = G_{оі} / g_{оі}$	0.061198732
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0327488
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0053217
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0028560
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0042840
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0285600
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0005712
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0142800
Всего, т/год	SUMMI	0.088622
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0125889
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0020457
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010694
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0016806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0110000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002292
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0055000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034114

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0525*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0525 01
	Наименование ИВ	**Компрессор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.18
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	50
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	120
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	272.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.118592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.330278869
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0063571
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0010330
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0005544
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0008316
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0055440
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001109
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0027720
Всего, т/год	SUMMI	0.017203
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0500000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0526*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0526 01
	Наименование ИВ	**Насос цементировочный**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	3.76
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	108
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	480
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.18552672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.516692149
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1204224
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0195686
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0075264
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0188160
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0978432
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0018816
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0451584
Всего, т/год	SUMMI	0.311217
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0374400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0150000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1860000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0870000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.595440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0110*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0110 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель подъемника** (XJ-350)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1.41
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	269
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	180
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	212
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.498081691
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	1.387158137
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0451584
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0073382
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0028224
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0070560
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0366912
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0007056
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0169344
Всего, т/год	SUMMI	0.116706
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0089667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2166944
Всего, г/с	*SUMGI*	1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0111*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0111 01
	Наименование ИВ	**Двигатель цементировочного агрегата АЦ**-32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.90
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	169
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	120
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0286720
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0046592
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017920
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0044800
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0232960
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000049
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0004480
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0107520
Всего, т/год	SUMMI	0.074099
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0056333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1361389
Всего, г/с	*SUMGI*	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0115*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0115 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 10м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.001
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	6
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.3
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	532.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02783424
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077518393
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000368
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000060
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000032
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000048
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000321
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000000010
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000006
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0000161
Всего, т/год	SUMMI	0.000100
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0137333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0022317
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0011667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0018333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0120000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0060000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.037215

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0116*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0116 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 30м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.0003
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	9
Группа установки	*NAME*	А
Время работы оборудования, час/год	T	0.1
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	355
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000110
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000018
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000010
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000014
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000096
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000048
Всего, т/год	SUMMI	0.000030
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0206000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0033475
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0027500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0180000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.055823

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0118*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0118 01
	Наименование ИВ	**Передвижная парогенераторная установка ППУ**-1600/100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.11
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	42.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	3
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	823.50
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.3051891
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.849952028
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0038793
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0006304
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0003383
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0005075
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0033831
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000677
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0016916
Всего, т/год	SUMMI	0.010498
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0425000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0125*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0125 01
	Наименование ИВ	**Электростанция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.03
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	160
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	100
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0008064
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0001310
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000504
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0001260
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0006552
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000126
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0003024
Всего, т/год	SUMMI	0.002084
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1288889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0126*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0126 01
	Наименование ИВ	**Мачта освещения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.24
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	5.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	100
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	343.6
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оі} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.0164808
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оі} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оі} = G_{оі} / g_{оі}$	0.045899049
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0081872
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0013304
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0007140
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0010710
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0071400
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001428
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0035700
Всего, т/год	SUMMI	0.022155
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0125889
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0020457
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010694
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0016806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0110000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002292
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0055000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034114

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0127*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0127 01
	Наименование ИВ	**Компрессор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.05
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	50
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	30
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	272.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.118592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.330278869
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0015893
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0002583
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0001386
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0002079
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0013860
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000003
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000277
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0006930
Всего, т/год	SUMMI	0.004301
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0500000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0128*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0128 01
	Наименование ИВ	**Насос цементировочный**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.94
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	108
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	120
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.18552672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.516692149
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0301056
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0048922
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0018816
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0047040
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0244608
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0004704
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0112896
Всего, т/год	SUMMI	0.077804
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0374400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0150000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1860000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0870000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.595440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0405*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0405 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель подъемника** (XJ-350)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1.4
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	269
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	180
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	212.3
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.497987864
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	1.386896828
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0451584
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0073382
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0028224
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0070560
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0366912
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0007056
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0169344
Всего, т/год	SUMMI	0.116706
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0089667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2166944
Всего, г/с	*SUMGI*	1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0406*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0406 01
	Наименование ИВ	**Двигатель цементировочного агрегата АЦ**-32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.9
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	169
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	120
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0286720
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0046592
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017920
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0044800
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0232960
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0004480
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0107520
Всего, т/год	SUMMI	0.074099
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0056333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1361389
Всего, г/с	*SUMGI*	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0409*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0409 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 10м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.001
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	6
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.3
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	532.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02783424
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077518393
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000368
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000060
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000032
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000048
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000321
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000006
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000161
Всего, т/год	SUMMI	0.000100
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0137333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0022317
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0011667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0018333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0120000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0060000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.037215

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0410*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0410 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 30м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.0003
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	9
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.1
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	354.67
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000110
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000018
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000010
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000014
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000096
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000000020
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000048
Всего, т/год	SUMMI	0.000030
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0206000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0033475
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0027500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0180000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.055823

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0411*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0411 01
	Наименование ИВ	**Передвижная парогенераторная установка ППУ**-1600/100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.1
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	42.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	3
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	823.5
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.3051891
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.849952028
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0038793
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0006304
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0003383
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0005075
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0033831
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000006200
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000677
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0016916
Всего, т/год	SUMMI	0.010498
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0425000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0424*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0424 01
	Наименование ИВ	**Электростанция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.03
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	160
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	100
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0008064
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0001310
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000504
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0001260
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0006552
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000126
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0003024
Всего, т/год	SUMMI	0.002084
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1288889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0425*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0425 01
	Наименование ИВ	**Мачта освещения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.24
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	5.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	100
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	343.6
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.0164808
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.045899049
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0081872
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0013304
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0007140
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0010710
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0071400
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001428
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0035700
Всего, т/год	SUMMI	0.022155
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0125889
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0020457
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010694
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0016806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0110000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002292
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0055000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034114

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0426*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0426 01
	Наименование ИВ	**Компрессор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.05
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	50
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	30
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	272.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.118592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.330278869
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0015893
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0002583
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0001386
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0002079
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0013860
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000025
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000277
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0006930
Всего, т/год	SUMMI	0.004301
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0500000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0427*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0427 01
	Наименование ИВ	**Насос цементировочный**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.94
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	108
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	120
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.18552672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.516692149
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0301056
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0048922
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0018816
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0047040
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0244608
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0004704
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0112896
Всего, т/год	SUMMI	0.077804
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0374400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0150000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1860000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0870000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.595440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0535*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0535 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель подъемника** (XJ-350)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	4.23
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	269
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	540
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	212.342
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.498086383
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	1.387171202
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1354752
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0220147
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0084672
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0211680
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1100736
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0021168
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0508032
Всего, т/год	SUMMI	0.350119
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0089667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2166944
Всего, г/с	*SUMGI*	1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0536*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0536 01
	Наименование ИВ	**Двигатель цементировочного агрегата АЦ**-32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	2.69
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	169
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	360
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0860160
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0139776
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0053760
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0134400
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0698880
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0013440
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0322560
Всего, т/год	SUMMI	0.222298
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0056333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1361389
Всего, г/с	*SUMGI*	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	0537
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0537 01
	Наименование ИВ	**Передвижная парогенераторная установка ППУ**-1600/100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.34
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	42.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	9
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	823.5
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.3051891
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.849952028
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0116379
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0018912
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010149
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0015224
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0101493
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000019
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002030
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0050747
Всего, т/год	SUMMI	0.031493
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0425000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0538*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0538 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 10м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.003
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	6
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.9
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	0.9
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.000047088
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.00013114
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0001104
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000179
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000096
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000963
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000000020
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000019
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000482
Всего, т/год	SUMMI	0.000299
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0137333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0022317
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0011667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0018333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0120000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0060000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.037215

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0539*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0539 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 30м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.001
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	9
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.3
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	354.67
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000330
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000054
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000029
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000043
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000288
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000006
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000144
Всего, т/год	SUMMI	0.000089
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0206000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0033475
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0027500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0180000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.055823

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0540*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0540 01
	Наименование ИВ	**Электростанция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.08
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	160
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	300
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0024192
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0003931
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0001512
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0003780
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0019656
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000004
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000378
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0009072
Всего, т/год	SUMMI	0.006252
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1288889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0541*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0541 01
	Наименование ИВ	**Мачта освещения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.71
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	5.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	300
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	458.2
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.0219744
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.061198732
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0245616
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0039913
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0021420
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0032130
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0214200
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000004
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0004284
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0107100
Всего, т/год	SUMMI	0.066466
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0125889
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0020457
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010694
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0016806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0110000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002292
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0055000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034114

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0542*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0542 01
	Наименование ИВ	**Компрессор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.14
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	50
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	90
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	272.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.118592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.330278869
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0047678
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0007748
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0004158
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0006237
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0041580
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000832
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0020790
Всего, т/год	SUMMI	0.012902
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0500000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Тасбулат (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0543*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0543 01
	Наименование ИВ	**Насос цементировочный**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	2.82
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	108
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	360
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.18552672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.516692149
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0903168
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0146765
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0056448
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0141120
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0733824
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0014112
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0338688
Всего, т/год	SUMMI	0.233413
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0374400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0150000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1860000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0870000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.595440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0137*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0137 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель подъемника** (XJ-350)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	2.82
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	269
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	360
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	212
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оі} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.498081691
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оі} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оі} = G_{оі} / g_{оі}$	1.387158137
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0903168
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0146765
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0056448
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0141120
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0733824
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0014112
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0338688
Всего, т/год	SUMMI	0.233413
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0089667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2166944
Всего, г/с	*SUMGI*	1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

		месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	*0138*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0138 01
	Наименование ИВ	**Двигатель цементировочного агрегата АЦ**-32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1.79
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	169
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	240
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0573440
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0093184
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0035840
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0089600
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0465920
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000099
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0008960
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0215040
Всего, т/год	SUMMI	0.148198
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0056333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1361389
Всего, г/с	*SUMGI*	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0139*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0139 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 10м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.002
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	6
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.6
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	532.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02783424
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077518393
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000736
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000120
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000064
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000096
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000642
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000000010
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000013
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0000321
Всего, т/год	SUMMI	0.000199
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0137333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0022317
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0011667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0018333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0120000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0060000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.037215

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

		месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	*0140*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0140 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 30м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.0006
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	9
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.2
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	355
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000220
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000036
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000019
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000029
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000192
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000000004
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000004
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000096
Всего, т/год	SUMMI	0.000060
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0206000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0033475
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0027500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0180000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.055823

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0141*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0141 01
	Наименование ИВ	**Передвижная парогенераторная установка ППУ**-1600/100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.23
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	42.5
Группа установки	*NAME*	А
Время работы оборудования, час/год	T	6
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	823.50
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.3051891
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.849952028
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0077586
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0012608
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0006766
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0010149
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0067662
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001353
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0033831
Всего, т/год	SUMMI	0.020996
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0425000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0142*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0142 01
	Наименование ИВ	**Электростанция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.05
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	160
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	200
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оі} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оі} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оі} = G_{оі} / g_{оі}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0016128
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0002621
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0001008
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0002520
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0013104
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000003
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000252
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0006048
Всего, т/год	SUMMI	0.004168
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1288889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0143*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0143 01
	Наименование ИВ	**Мачта освещения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.48
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	5.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	200
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	343.6
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.0164808
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.045899049
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0163744
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0026608
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0014280
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0021420
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0142800
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000003
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002856
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0071400
Всего, т/год	SUMMI	0.044311
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0125889
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0020457
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010694
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0016806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0110000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002292
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0055000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034114

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0144*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0144 01
	Наименование ИВ	**Компрессор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.09
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	50
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	60
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	272.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.118592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.330278869
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0031786
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0005165
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0002772
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0004158
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0027720
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000554
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0013860
Всего, т/год	SUMMI	0.008602
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0500000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0145*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0145 01
	Наименование ИВ	**Насос цементировочный**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1.88
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	108
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	240
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оі} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.18552672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оі} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оі} = G_{оі} / g_{оі}$	0.516692149
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0602112
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0097843
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0037632
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0094080
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0489216
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0009408
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0225792
Всего, т/год	SUMMI	0.155608
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0374400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0150000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1860000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0870000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.595440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0436*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0436 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель подъемника** (XJ-350)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	5.6
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	269
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	720
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	212.3
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.497987864
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	1.386896828
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1806336
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0293530
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0112896
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0282240
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1467648
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0028224
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0677376
Всего, т/год	SUMMI	0.466825
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0089667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2166944
Всего, г/с	*SUMGI*	1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0437*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0437 01
	Наименование ИВ	**Двигатель цементировочного агрегата АЦ**-32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	3.6
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	169
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	480
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1146880
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0186368
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0071680
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0179200
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0931840
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017920
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0430080
Всего, т/год	SUMMI	0.296397
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0056333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1361389
Всего, г/с	*SUMGI*	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0438*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0438 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 10м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.004
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	6
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	1.2
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	532.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02783424
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077518393
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0001472
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000239
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000128
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000193
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0001284
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000026
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000642
Всего, т/год	SUMMI	0.000398
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0137333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0022317
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0011667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0018333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0120000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0060000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.037215

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0439*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0439 01
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель вакуумной машины** 30м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.001
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	9
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.4
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	354.67
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000440
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000072
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000038
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000058
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000384
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000008
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000192
Всего, т/год	SUMMI	0.000119
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0206000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0033475
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0027500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0180000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.055823

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0440*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0440 01
	Наименование ИВ	**Передвижная парогенераторная установка ППУ**-1600/100

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.5
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	42.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	12
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	823.5
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.3051891
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.849952028
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0155172
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0025215
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0013532
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0020299
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0135324
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002706
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0067662
Всего, т/год	SUMMI	0.041991
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0425000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0441*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0441 01
	Наименование ИВ	**Электростанция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.10
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	160
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	400
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оі} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оі} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оі} = G_{оі} / g_{оі}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0032256
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0005242
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0002016
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0005040
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0026208
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000006
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000504
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0012096
Всего, т/год	SUMMI	0.008336
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1288889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0442*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0442 01
	Наименование ИВ	**Мачта освещения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.95
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	5.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	400
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	343.6
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.0164808
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.045899049
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0327488
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0053217
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0028560
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0042840
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0285600
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0005712
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0142800
Всего, т/год	SUMMI	0.088622
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0125889
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0020457
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010694
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0016806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0110000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002292
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0055000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034114

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0443*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0443 01
	Наименование ИВ	**Компрессор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.18
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	50
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	120
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	272.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.118592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.330278869
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0063571
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0010330
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0005544
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0008316
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0055440
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001109
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0027720
Всего, т/год	SUMMI	0.017203
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0500000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0444*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0444 01
	Наименование ИВ	**Насос цементировочный**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	4.00
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	108
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	480
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.18552672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.516692149
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1280000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0208000
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0080000
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0200000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1040000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020000
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0480000
Всего, т/год	SUMMI	0.330800
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0374400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0150000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1860000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0870000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.595440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0504*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0504 02
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	14.11
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	269
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	1200
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	212.342
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.498086383
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	1.387171202
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.4515840
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0733824
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0282240
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0705600
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.3669120
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000008
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0070560
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1693440
Всего, т/год	SUMMI	1.167063
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0089667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2166944
Всего, г/с	*SUMGI*	1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0505*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0505 02
	Наименование ИВ	**Двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	8.96
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	169
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	800
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2867200
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0465920
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0179200
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0448000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2329600
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0044800
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1075200
Всего, т/год	SUMMI	0.740993
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0056333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1361389
Всего, г/с	*SUMGI*	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0509*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0509 02
	Наименование ИВ	**Передвижная**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1.13
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	42.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	20
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	823.5
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.3051891
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.849952028
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0387929
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0063038
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0033831
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0050747
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0338310
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0006766
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0169155
Всего, т/год	SUMMI	0.104978
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0425000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0514*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0514 02
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.01
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	6
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	2
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	532.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02783424
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.077518393
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0003681
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000598
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000321
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000482
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0003210
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000064
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0001605
Всего, т/год	SUMMI	0.000996
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0137333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0022317
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0011667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0018333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0120000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0060000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.037215

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0515*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0515 02
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.003
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	9
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	1
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	354.67
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0001101
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000179
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000096
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000144
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000960
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000019
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000480
Всего, т/год	SUMMI	0.000298
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0206000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0033475
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0027500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0180000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.055823

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0523*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0523 02
	Наименование ИВ	**Электростанция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.25
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	160
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	667
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0080640
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0013104
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0005040
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0012600
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0065520
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000014
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001260
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0030240
Всего, т/год	SUMMI	0.020840
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1288889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0524*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0524 02
	Наименование ИВ	**Мачта освещения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	2.38
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	5.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	667
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	458.2
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.0219744
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.061198732
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0818720
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0133042
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0071400
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0107100
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0714000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000013
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0014280
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0357000
Всего, т/год	SUMMI	0.221554
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0125889
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0020457
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010694
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0016806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0110000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002292
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0055000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034114

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0525*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0525 02
	Наименование ИВ	**Компрессор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.46
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	50
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	200
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	272.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.118592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.330278869
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0158928
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0025826
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0013860
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0020790
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0138600
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000003
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002772
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0069300
Всего, т/год	SUMMI	0.043008
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0500000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Тасбулат (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0526*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0526 02
	Наименование ИВ	**Насос цементировочный**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	9.41
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	108
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	800
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.18552672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.516692149
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3010560
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0489216
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0188160
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0470400
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2446080
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0047040
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1128960
Всего, т/год	SUMMI	0.778042
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0374400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0150000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1860000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0870000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.595440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0110*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0110 02
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	9.88
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	269
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	840
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	212
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.498081691
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	1.387158137
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3161088
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0513677
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0197568
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0493920
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2568384
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0049392
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1185408
Всего, т/год	SUMMI	0.816944
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0089667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2166944
Всего, г/с	*SUMGI*	1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0111*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0111 02
	Наименование ИВ	**Двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	6.27
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	169
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	560
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	197.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2007040
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0326144
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0125440
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0313600
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1630720
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0031360
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0752640
Всего, т/год	SUMMI	0.518695
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0056333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1361389
Всего, г/с	*SUMGI*	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0115*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0115 02
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.01
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	6
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	1
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	532.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02783424
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.077518393
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0002577
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000419
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000225
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000337
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0002247
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000004
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000045
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0001124
Всего, т/год	SUMMI	0.000697
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0137333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0022317
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0011667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0018333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0120000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0060000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.037215

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0116*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0116 02
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.002
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	9
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	0.5
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	355
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0000771
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0000125
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0000067
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0000101
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0000672
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000013
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0000336
Всего, т/год	SUMMI	0.000209
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0206000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0033475
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0027500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0180000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.055823

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0118*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0118 02
	Наименование ИВ	**Передвижная**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.79
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	42.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	14
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	823.50
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.3051891
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.849952028
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0271550
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0044127
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0023682
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0035523
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0236817
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000043
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0004736
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0118409
Всего, т/год	SUMMI	0.073484
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0425000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0125*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0125 02
	Наименование ИВ	**Электростанция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.18
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	160
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	467
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0056448
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0009173
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0003528
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0008820
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0045864
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000010
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000882
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0021168
Всего, т/год	SUMMI	0.014588
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1288889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0126*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0126 02
	Наименование ИВ	**Мачта освещения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1.67
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	5.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	467
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	343.6
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.0164808
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.045899049
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0573104
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0093129
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0049980
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0074970
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0499800
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000009
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0009996
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0249900
Всего, т/год	SUMMI	0.155088
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0125889
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0020457
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010694
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0016806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0110000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002292
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0055000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034114

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0127*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0127 02
	Наименование ИВ	**Компрессор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.32
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	50
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	140
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	272.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.118592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.330278869
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0111250
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0018078
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0009702
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0014553
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0097020
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001940
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0048510
Всего, т/год	SUMMI	0.030105
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0500000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0128*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0128 02
	Наименование ИВ	**Насос цементировочный**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	6.59
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	108
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	560
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.18552672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.516692149
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2107392
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0342451
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0131712
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0329280
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1712256
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0032928
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0790272
Всего, т/год	SUMMI	0.544630
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0374400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0150000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1860000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0870000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.595440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0405*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0405 02
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	42.3
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	269
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	5400
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	212.3
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.497987864
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	1.386896828
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	1.3547520
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.2201472
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0846720
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.2116800
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	1.1007360
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000023
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0211680
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.5080320
Всего, т/год	SUMMI	3.501190
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0089667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2166944
Всего, г/с	*SUMGI*	1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0406*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0406 02
	Наименование ИВ	**Двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	26.9
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	169
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	3600
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	**Тог**	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Тог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.8601600
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.1397760
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0537600
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.1344000
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.6988800
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000015
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0134400
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.3225600
Всего, т/год	SUMMI	2.222978
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0056333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1361389
Всего, г/с	*SUMGI*	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0409*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0409 02
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.2
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	6
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	58
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	532.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.02783424
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.077518393
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0063349
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0010294
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0005525
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0008287
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0055246
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0001105
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0027623
Всего, т/год	SUMMI	0.017143
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0137333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0022317
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0011667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0018333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0120000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0060000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.037215

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0410*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0410 02
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.06
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	9
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	17
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	354.67
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0019127
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0003108
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0001668
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0002502
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0016681
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000003
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0000334
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0008340
Всего, т/год	SUMMI	0.005176
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0206000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0033475
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0017500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0027500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0180000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.055823

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0411*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0411 02
	Наименование ИВ	**Передвижная**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	2.1
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	42.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	60
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	823.5
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.3051891
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.849952028
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0722374
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0117386
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0062998
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0094497
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0629978
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0012600
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0314989
Всего, т/год	SUMMI	0.195482
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0017708
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0425000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0424*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0424 02
	Наименование ИВ	**Электростанция**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	0.76
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	160
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	3000
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0241920
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0039312
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0015120
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0037800
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0196560
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.000000042
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0003780
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0090720
Всего, т/год	SUMMI	0.062521
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1288889
Всего, г/с	*SUMGI*	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{зi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0425*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0425 02
	Наименование ИВ	**Мачта освещения**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	7.14
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	5.5
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	3000
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	343.6
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.0164808
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.045899049
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{зi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2456160
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0399126
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0214200
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0321300
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2142000
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000039
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0042840
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1071000
Всего, т/год	SUMMI	0.664663
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0125889
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0020457
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0010694
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0016806
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0110000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0002292
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0055000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.034114

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0426*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0426 02
	Наименование ИВ	**Компрессор**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	1.39
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	50
Группа установки	*NAME*	A
Время работы оборудования, час/год	T	900
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	272.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.118592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.330278869
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.3
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.7
SO2	e_{SO2}	1.1
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	43
CH	q_{CH}	15
C	q_C	3
SO2	q_{SO2}	4.5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0476784
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0077477
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0041580
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0062370
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0415800
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.00000008
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0008316
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0207900
Всего, т/год	SUMMI	0.129023
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0020833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0500000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0427*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	0427 02
	Наименование ИВ	**Насос цементировочный**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	28.22
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	108
Группа установки	*NAME*	Б
Время работы оборудования, час/год	T	3600
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	197.0
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.18552672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов,^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.516692149
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлив	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.9031680
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.1467648
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0564480
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.1411200
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.7338240
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000016
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0141120
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.3386880
Всего, т/год	SUMMI	2.334126
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.2304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0374400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0150000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.1860000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0036000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.0870000
Всего, г/с	*SUMGI*	0.595440

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0506*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0506 01
	Наименование ИВ	**Емкость с дизтопливом**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	61.1927
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	30.59633333
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	30.59633333
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	8.53638E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.001529817
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.00161518
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	0.000141967
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.001529817
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.001671784
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.003286964
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000092
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032778
Всего, т/год	*SUMMI*	0.003287
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Актас (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0112*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0112 01
	Наименование ИВ	**Емкость с дизтопливом**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	34.9672
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	17.48361905
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	17.48361905
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	4.87793E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000874181
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.00092296
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	8.1124E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000874181
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.000955305
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.001878265
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000053
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0018730
Всего, т/год	*SUMMI*	0.001878
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Туркменой (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0412*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0412 01
	Наименование ИВ	**Емкость с дизтопливом**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	134.2062
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	67.10312021
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	67.10312021
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	0.000187218
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.003355156
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.003542374
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	0.000311358
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.003355156
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.003666514
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.007208888
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000202
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0071887
Всего, т/год	*SUMMI*	0.007209
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0544*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0544 01
	Наименование ИВ	**Емкость с дизтопливом**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	13.1127
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	6.556357143
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	6.556357143
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	1.82922E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000327818
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.00034611
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	3.04215E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000327818
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.000358239
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.000704349
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000020
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0007024
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000704
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Актас (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0146*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0146 01
	Наименование ИВ	**Емкость с дизтопливом**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	8.7418
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	4.370904762
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	4.370904762
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	1.21948E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000218545
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.00023074
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	2.0281E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000218545
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.000238826
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.000469566
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000013
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0004683
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000470
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Туркменой (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0445*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0445 01
	Наименование ИВ	**Емкость с дизтопливом**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	17.7655
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	8.882761905
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	8.882761905
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	2.47829E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000444138
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.000468921
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	4.1216E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000444138
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.000485354
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.000954275
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000027
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0009516
Всего, т/год	*SUMMI*	0.000954
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0508*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0508 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** 40м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	564.342
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8453
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	16.69
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.51
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	2.163
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0003049
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.3682349
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.1361951
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0017787
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005590
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0011180
Всего, т/год	*SUMMI*	0.508191
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0012975
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.5669481
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.5795502
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0075688
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0023788
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0047575
Всего, г/с	*SUMGI*	2.162501

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0114*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0114 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** 40м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.63
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.9
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.9
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	316.598
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8549
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	9.26
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.32
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	2.433
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001903
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.2297906
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0849902
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0011099
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0003488
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0006977
Всего, т/год	*SUMMI*	0.317128
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0014597
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.7628166
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.6519940
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0085148
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0026761
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0053522
Всего, г/с	*SUMGI*	2.432813

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0414*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0414 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** 40м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	1815.160
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8530
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	53.20
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	1.62
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	2.163
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0009719
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.1736866
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4340988
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0056692
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0017817
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0035635
Всего, т/год	*SUMMI*	1.619772
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0012975
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.5669481
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.5795502
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0075688
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0023788
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0047575
Всего, г/с	*SUMGI*	2.162501

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0545*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0545 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** 40м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	564.342
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8453
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	16.69
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.51
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	2.163
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0003049
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.3682349
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.1361951
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0017787
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0005590
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0011180
Всего, т/год	*SUMMI*	0.508191
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0012975
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.5669481
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.5795502
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0075688
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0023788
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0047575
Всего, г/с	*SUMGI*	2.162501

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Актас (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0147*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0147 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** 40м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.63
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.9
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.9
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	316.598
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8549
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	9.26
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	0.32
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	2.433
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0001903
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.2297906
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0849902
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0011099
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0003488
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0006977
Всего, т/год	*SUMMI*	0.317128
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0014597
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.7628166
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.6519940
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0085148
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0026761
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0053522
Всего, г/с	*SUMGI*	2.432813

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	$NN = B / (RO \cdot V)$
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)	$\_M\_ = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$\_G\_ = CI \cdot G / 100$

	месторождение	м/р Туркменой (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*0446*
	Наименование ИЗА	**Дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0446 01
	Наименование ИВ	**Дренажная емкость** 40м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выброса	*VV*	Выбросы паров нефти и
Нефтепродукт	*NPNAME*	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	*TMIN*	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	*KTMIN*	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	*TMAX*	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	*KTMAX*	1.1
Режим эксплуатации	*_NAME_*	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	*_NAME_*	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	*VI*	40
Количество резервуаров данного типа	*NR*	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	*KNR*	1
Категория веществ	*_NAME_*	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	*KPSR*	0.56
Значение Kpmax(Прил.8)	*KPM*	0.8
Производительность закачки, м3/час	*QZ*	15
Производительность откачки, м3/час	*QOT*	15
Коэффициент	*KPMAX*	0.8
Общий объем резервуаров, м3	*V*	40
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	*B*	1815.160
Плотность смеси, т/м3	*RO*	0.8530
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	*NN*	53.20
Коэффициент (Прил. 10)	*KOB*	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во	*VCMAX*	15
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	*PS*	96.4
Коэффициент	*KB*	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	*TKIP*	98.77
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	*MRS*	104.26
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	*M*	1.62
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	*G*	2.163
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0009719
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.1736866
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.4340988
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0056692
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0017817
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0035635
Всего, т/год	*SUMMI*	1.619772
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0012975
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	1.5669481
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.5795502
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0075688
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0023788
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0047575
Всего, г/с	*SUMGI*	2.162501

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	G = N2 · F / 2592

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*6506*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6506 01
	Наименование ИВ	**Мерная емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Площадь испарения поверхности, м2	*F*	40
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	*N1*	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	*N2*	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	***K***	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	*G = N2 · F / 2592*	0.044444444
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	1.2096
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0007258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.8764762
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.3241728
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0042336
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0013306
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0026611
Всего, т/год	*SUMMI*	1.209600
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000267
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0322044
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0119111
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001556
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000489
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000978
Всего, г/с	*SUMGI*	0.044445

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	G = N2 · F / 2592

	месторождение	м/р Актас (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*6204*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6204 01
	Наименование ИВ	**Мерная емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Площадь испарения поверхности, м2	*F*	40
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	*N1*	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	*N2*	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	***K***	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	*G = N2 · F / 2592*	0.044444444
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	1.2096
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0007258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.8764762
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.3241728
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0042336
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0013306
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0026611
Всего, т/год	*SUMMI*	1.209600
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000267
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0322044
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0119111
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001556
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000489
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000978
Всего, г/с	*SUMGI*	0.044445

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	G = N2 · F / 2592

	месторождение	м/р Туркменой (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*6413*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6413 01
	Наименование ИВ	**Мерная емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Площадь испарения поверхности, м2	*F*	40
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	*N1*	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	*N2*	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	***K***	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	*G = N2 · F / 2592*	0.044444444
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	1.2096
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0007258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.8764762
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.3241728
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0042336
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0013306
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0026611
Всего, т/год	*SUMMI*	1.209600
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000267
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0322044
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0119111
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001556
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000489
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000978
Всего, г/с	*SUMGI*	0.044445

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	G = N2 · F / 2592

	месторождение	м/р Тасбулат (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*6512*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6512 01
	Наименование ИВ	**Мерная емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Площадь испарения поверхности, м2	*F*	40
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	*N1*	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	*N2*	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	***K***	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	*G = N2 · F / 2592*	0.044444444
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	1.2096
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0007258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.8764762
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.3241728
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0042336
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0013306
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0026611
Всего, т/год	*SUMMI*	1.209600
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000267
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0322044
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0119111
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001556
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000489
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000978
Всего, г/с	*SUMGI*	0.044445

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	G = N2 · F / 2592

	месторождение	м/р Актас (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*6211*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6211 01
	Наименование ИВ	**Мерная емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Площадь испарения поверхности, м2	*F*	40
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	*N1*	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	*N2*	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	***K***	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	*G = N2 · F / 2592*	0.044444444
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	1.2096
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0007258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.8764762
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.3241728
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0042336
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0013306
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0026611
Всего, т/год	*SUMMI*	1.209600
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000267
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0322044
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0119111
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001556
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000489
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000978
Всего, г/с	*SUMGI*	0.044445

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	G = N2 · F / 2592

	месторождение	м/р Туркменой (КРС/ПРС)
Источник загрязнения	№ IZ	*6418*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6418 01
	Наименование ИВ	**Мерная емкость**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Площадь испарения поверхности, м2	*F*	40
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	*N1*	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	*N2*	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	***K***	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	*G = N2 · F / 2592*	0.044444444
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	1.2096
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0415*	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0416*	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0602*	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0616*	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0621*	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0007258
Валовый выброс, т/год	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.8764762
Валовый выброс, т/год	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.3241728
Валовый выброс, т/год	0602 **Бензол** (64)	0.0042336
Валовый выброс, т/год	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0013306
Валовый выброс, т/год	0621 **Метилбензол** (349)	0.0026611
Всего, т/год	*SUMMI*	1.209600
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000267
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 **Смесь углеводородов предельных С1-С5** (1502*)	0.0322044
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 **Смесь углеводородов предельных С6-С10** (1503*)	0.0119111
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 **Бензол** (64)	0.0001556
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 **Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров)** (203)	0.0000489
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 **Метилбензол** (349)	0.0000978
Всего, г/с	*SUMGI*	0.044445

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0129*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0129 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель насосной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	13.53
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1864
Группа установки	*NAME*	Г
Время работыоборудования, час/год	T	36
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт	$b_э$	201.60
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	3.276822528
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	9.125954864
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.8
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.6
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	45
CH	q_{CH}	15
C	q_C	2.5
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.4870140
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0791398
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0338204
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0676408
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4058450
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000007
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0081169
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы** **С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные** **С**12-**С**19 (**в**	0.2029225
Всего, т/год	SUMMI	1.284500
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	4.4736000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.7269600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.3106667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.6213333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	3.7280000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000067
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0776667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы** **С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные** **С**12-**С**19 (**в**	1.8640000
Всего, г/с	*SUMGI*	11.802233

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0130*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0130 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель насосной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	13.53
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1864
Группа установки	*NAME*	Г
Время работыоборудования, час/год	T	36
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт	$b_э$	201.60
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	3.276822528
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	9.125954864
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.8
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.6
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	45
CH	q_{CH}	15
C	q_C	2.5
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.4870140
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0791398
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0338204
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0676408
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4058450
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000007
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0081169
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.2029225
Всего, т/год	SUMMI	1.284500
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	4.4736000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.7269600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.3106667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.6213333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	3.7280000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000067
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0776667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	1.8640000
Всего, г/с	*SUMGI*	11.802233

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0131*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0131 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель насосной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	13.53
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1864
Группа установки	*NAME*	Г
Время работыоборудования, час/год	T	36
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт	$b_э$	201.60
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	3.276822528
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	9.125954864
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.8
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.6
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	45
CH	q_{CH}	15
C	q_C	2.5
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.4870140
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0791398
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0338204
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0676408
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4058450
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000007
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0081169
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.2029225
Всего, т/год	SUMMI	1.284500
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	4.4736000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.7269600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.3106667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.6213333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	3.7280000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000067
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0776667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	1.8640000
Всего, г/с	*SUMGI*	11.802233

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0135*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0135 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель смесительной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	3.64
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	440
Группа установки	*NAME*	Б
Время работыоборудования, час/год	T	36
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт	$b_э$	230.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{o.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.882464
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$q_{o.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{o.г.} = G_{o.г.} / q_{o.г.}$	2.45766335
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.1165824
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0189446
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0072864
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0182160
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0947232
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0018216
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы** **С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные** **С**12-**С**19 (**в**	0.0437184
Всего, т/год	SUMMI	0.301293
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.9386667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.1525333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0611111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.1466667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.7577778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000015
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0146667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы** **С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные** **С**12-**С**19 (**в**	0.3544444
Всего, г/с	*SUMGI*	2.425868

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0428*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0428 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель насосной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	9.02
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1864
Группа установки	*NAME*	Г
Время работыоборудования, час/год	T	24
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт	$b_э$	201.60
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	3.276822528
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	9.125954864
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.8
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.6
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	45
CH	q_{CH}	15
C	q_C	2.5
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3246760
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0527598
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0225469
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0450939
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2705633
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0054113
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.1352817
Всего, т/год	SUMMI	0.856333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	4.4736000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.7269600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.3106667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.6213333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	3.7280000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000067
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0776667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	1.8640000
Всего, г/с	*SUMGI*	11.802233

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Туркменой (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0429*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0429 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель насосной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	9.02
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1864
Группа установки	*NAME*	Г
Время работыоборудования, час/год	T	24
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт	$b_э$	201.60
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	3.276822528
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	9.125954864
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.8
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.6
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	45
CH	q_{CH}	15
C	q_C	2.5
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3246760
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0527598
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0225469
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0450939
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2705633
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0054113
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы** **С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные** **С**12-**С**19 (**в**	0.1352817
Всего, т/год	SUMMI	0.856333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	4.4736000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.7269600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.3106667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.6213333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	3.7280000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000067
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0776667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы** **С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные** **С**12-**С**19 (**в**	1.8640000
Всего, г/с	*SUMGI*	11.802233

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$	
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$	
	месторождение	м/р Туркменой (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0430*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0430 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель насосной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	9.02
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1864
Группа установки	*NAME*	Г
Время работыоборудования, час/год	T	24
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт	$b_э$	201.60
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{o.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	3.276822528
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{o.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{o.г.} = G_{o.г.} / g_{o.г.}$	9.125954864
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.8
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.6
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	45
CH	q_{CH}	15
C	q_C	2.5
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3246760
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0527598
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0225469
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0450939
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.2705633
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000005
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0054113
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.1352817
Всего, т/год	SUMMI	0.856333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	4.4736000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.7269600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.3106667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.6213333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	3.7280000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000067
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0776667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	1.8640000
Всего, г/с	*SUMGI*	11.802233

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0434*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0434 01*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель смесительной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	2.43
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	440
Группа установки	*NAME*	Б
Время работыоборудования, час/год	T	24
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт	$b_э$	230.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.882464
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$q_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / q_{о.г.}$	2.45766335
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.0777216
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0126298
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0048576
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0121440
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.0631488
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0012144
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.0291456
Всего, т/год	SUMMI	0.200862
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.9386667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.1525333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0611111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.1466667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.7577778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000015
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0146667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-С19 (**в**	0.3544444
Всего, г/с	*SUMGI*	2.425868

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

		месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	*0534*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0534 01*
	Наименование ИВ	**Каротажная установка**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	26.04
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	176.5
Группа установки	*NAME*	Б
Время работыоборудования, час/год	T	696
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	212.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{o.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.32628496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С. кг/м^3	g_o	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$T_{ог}$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{o.г.} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{o.г.} = G_{o.г.} / g_{o.г.}$	0.908704024
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топли	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.8333737
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.1354232
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0520859
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.1302146
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.6771161
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000014
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0130215
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.3125151
Всего, т/год	SUMMI	2.153752
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3765333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0611867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0245139
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0588333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.3039722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0058833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1421806
Всего, г/с	*SUMGI*	0.973104

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Актас (ГТМ)
Источник загрязнения	№ IZ	*0136*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0136 01*
	Наименование ИВ	**Каротажная установка**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	15.27
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	176.5
Группа установки	*NAME*	Б
Время работыоборудования, час/год	T	408
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	212.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{o.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.32628496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С. кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$T_{ог}$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{o.г.} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{o.г.} = G_{o.г.} / g_{o.г.}$	0.908704024
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_{C}	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топли	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_{C}	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.4885294
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0793860
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0305331
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0763327
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.3969301
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000008
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0076333
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1831985
Всего, т/год	SUMMI	1.262544
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3765333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0611867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0245139
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0588333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.3039722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0058833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1421806
Всего, г/с	*SUMGI*	0.973104

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ГТМ)
Источник загрязнения	№ IZ	*0428*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0428 02*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель насосной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	45.09
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	1864
Группа установки	*NAME*	г
Время работыоборудования, час/год	T	120
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	201.60
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	3.276822528
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	9.125954864
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	7.2
NOx	e_{NOx}	10.8
CH	e_{CH}	3.6
C	e_C	0.6
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.15
бензапирен	$e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топли	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	30
NOx	q_{NOx}	45
CH	q_{CH}	15
C	q_C	2.5
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.6
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	1.6233800
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.2637992
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.1127347
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.2254694
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	1.3528166
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000025
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0270563
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.6764083
Всего, т/год	SUMMI	4.281667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	4.4736000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.7269600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.3106667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.6213333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	3.7280000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000067
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0776667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 /**в пересчете на С**/ (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	1.8640000
Всего, г/с	*SUMGI*	11.802233

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ГТМ)
Источник загрязнения	№ IZ	*0434*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0434 02*
	Наименование ИВ	**Дизельный двигатель смесительной установки**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	12.14
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	440
Группа установки	*NAME*	Б
Время работыоборудования, час/год	T	120
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	230.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{o.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.882464
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$T_{ог}$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{o.г.} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{o.г.} = G_{o.г.} / g_{o.г.}$	2.45766335
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топли	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3886080
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0631488
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0242880
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0607200
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.3157440
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000007
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0060720
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1457280
Всего, т/год	SUMMI	1.004310
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.9386667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.1525333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0611111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.1466667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.7577778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000015
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0146667
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.3544444
Всего, г/с	*SUMGI*	2.425868

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 13 "Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$W_i = q_{эi} * B_{год} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_i = e_{мi} * P_э / 3600$

	месторождение	м/р Туркменой (ГТМ)
Источник загрязнения	№ IZ	*0435*
	Наименование ИЗА	**Труба**
Источника выделения	№ IV	*0435 01*
	Наименование ИВ	**Каротажная установка**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид топлива	*NAME*	**дизельное топливо**
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	*NAME*	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{год}$	18.86
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_э$	176.5
Группа установки	*NAME*	Б
Время работыоборудования, час/год	T	504
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВ	$b_э$	212.00
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{о.г.} = 8.72 * 10^{-6} * b_э * P_э$	0.32628496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С. кг/м^3	g	1.31
Температура отработавших газов, ^{0}К	$Tог$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м^3 (А.5)	$g_{о.г.} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м^3/с (А.4)	$Q_{о.г.} = G_{о.г.} / g_{о.г.}$	0.908704024
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
CO	e_{CO}	6.2
NOx	e_{NOx}	9.6
CH	e_{CH}	2.9
C	e_C	0.5
SO2	e_{SO2}	1.2
CH2O	e_{CH2O}	0.12
бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топли	$q_{эi}$	
CO	q_{CO}	26
NOx	q_{NOx}	40
CH	q_{CH}	12
C	q_C	2
SO2	q_{SO2}	5
CH2O	q_{CH2O}	0.5
бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	*KNO2*	0.8
Коэффициент трансформации для NO	*KNO*	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.6034775
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0980651
	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0377173
Валовый выброс, т/год	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0942934
Валовый выброс, т/год	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.4903255
Валовый выброс, т/год	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000010
Валовый выброс, т/год	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0094293
Валовый выброс, т/год	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.2263041
Всего, т/год	SUMMI	1.559613
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 **Азота** (IV) **диоксид** (**Азота диоксид**) (4)	0.3765333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 **Азот** (II) **оксид** (**Азота оксид**) (6)	0.0611867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 **Углерод** (**Сажа**, **Углерод черный**) (583)	0.0245139
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 **Сера диоксид** (**Ангидрид сернистый**, **Сернистый газ**, **Сера** (IV) **оксид**) (516)	0.0588333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 **Углерод оксид** (**Окись углерода**, **Угарный газ**) (584)	0.3039722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 **Бенз/а/пирен** (3,4-**Бензпирен**) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 **Формальдегид** (**Метаналь**) (609)	0.0058833
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/** (**Углеводороды предельные С**12-**С**19 (**в**	0.1421806
Всего, г/с	*SUMGI*	0.973104

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Тасбулат (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0506*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0506 02
	Наименование ИВ	**Емкость с дизтопливом**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	31.0035
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	15.50174286
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	15.50174286
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	4.32499E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000775087
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.000818337
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	7.19281E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000775087
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.000847015
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.001665352
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000047
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0016607
Всего, т/год	*SUMMI*	0.001665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Тасбулат (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*6510*
	Наименование ИЗА	**неорг. выброс**
Источника выделения	№ IV	6510 01
	Наименование ИВ	**Площадка емкостей с**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	31.0035
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	15.50174286
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	15.50174286
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	4.32499E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000775087
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.000818337
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	7.19281E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.000775087
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.000847015
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.001665352
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000047
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0016607
Всего, т/год	*SUMMI*	0.001665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Актас (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0112*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0112 02
	Наименование ИВ	**Емкость с дизтопливом**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	70.8265
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	35.41324
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	35.41324
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	9.88029E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.001770662
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.001869465
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	0.000164317
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.001770662
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.001934979
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.003804444
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000107
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0037938
Всего, т/год	*SUMMI*	0.003805
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Актас (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*6209*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6209 01
	Наименование ИВ	**Площадка емкостей с**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	70.8265
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	35.41324
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	35.41324
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	9.88029E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.001770662
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.001869465
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	0.000164317
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.001770662
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.001934979
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.003804444
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000107
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0037938
Всего, т/год	*SUMMI*	0.003805
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Туркменой (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*0412*
	Наименование ИЗА	**дыхательный клапан**
Источника выделения	№ IV	0412 02
	Наименование ИВ	**Емкость с дизтопливом**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	125.6925
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	62.84624571
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	62.84624571
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 -6*	0.000175341
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.003142312
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.003317653
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 -6*	0.000291607
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 -6*	0.003142312
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.003433919
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.006751572
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000189
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0067327
Всего, т/год	*SUMMI*	0.006752
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов от неорганизованных источников" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	*_G_ = CI · G / 100*
Валовый выброс, т/год (5.1)	*_M_ = CI · M / 100*

	месторождение	м/р Туркменой (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*6417*
	Наименование ИЗА	**неорг.выброс**
Источника выделения	№ IV	6417 01
	Наименование ИВ	**Площадка емкостей с**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид выбросов	*_NAME_*	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	*_NAME_*	южные области РК
Нефтепродукт	*_NAME_*	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	*_NAME_*	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	*Q*	125.6925
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	*CMAX*	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период,	*QOZ*	62.84624571
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-	*COZ*	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	*QVL*	62.84624571
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-	*CVL*	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	*VSL*	4
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	*GR = (CMAX · VSL) / 3600*	0.0025
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	*MZAK = (COZ · QOZ + CVL · QVL) · 10 $^{-6}$*	0.000175341
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	*MPRR = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 $^{-6}$*	0.003142312
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	*MR = MZAK + MPRR*	0.003317653
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков	*CMAX*	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-	*CAMOZ*	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-	*CAMVL*	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	*VTRK*	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих	*NN*	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	*GB = NN · CMAX · VTRK / 3600*	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	*MBA = (CAMOZ · QOZ + CAMVL · QVL) · 10 $^{-6}$*	0.000291607
Удельный выброс при проливах, г/м3	*J*	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	*MPRA = 0.5 · J · (QOZ + QVL) · 10 $^{-6}$*	0.003142312
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	*MTRK = MBA + MPRA*	0.003433919
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	*M = MR + MTRK*	0.006751572
Максимальный из разовых выброс, г/с	*G*	0.003266667
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 0333*	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	*CI 2754*	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000189
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0067327
Всего, т/год	*SUMMI*	0.006752
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 **Сероводород (Дигидросульфид)** (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 **Алканы С**12-19 **/в пересчете на С/ (Углеводороды предельные С**12-**С**19 **(в пересч**	0.0032575
Всего, г/с	*SUMGI*	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 29 "Методика расчета выбросов вредных веществ от предприятий дорожно-строительной отрасли, в том числе от асфальтобетонных заводов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, **т/год** (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1\text{-}NJ)$
Максимальный разовый выброс, **г/с** (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1\text{-}NJ)$

	месторождение	м/р Актас (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*6210*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6210 01
	Наименование ИВ	**Бункер для засыпки материалов при ГРП**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид работ	*NAME*	пересыпка
Влажность материала, %	*VL*	2
Коэфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	*K5*	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	*P1*	0.05
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	*P2*	0.03
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	*G3SR*	4.5
Коэфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	*P3SR*	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	*G3*	9
Коэфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	*P3*	1.7
Коэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	*P6*	1
Размер куска материала, мм	*G7*	1
Коэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	*P5*	1
Высота падения материала, м	*GB*	0.8
Коэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	*B*	0.5
Количество перерабатываемого материалы, т/год	*G1*	254.3
Количество перерабатываемого материалы, т/час	*G*	17
Время работы в год, часов	*RT*	15.0
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	4.803529444
Валовый выброс, т/год	$\_M\_ = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G1$	0.18309924
Валовый выброс, т/год	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**,	0.1830992
Всего, т/год	*SUMMI*	0.183099
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**,	4.8035294
Всего, г/с	*SUMGI*	4.803529

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 29 "Методика расчета выбросов вредных веществ от предприятий дорожно-строительной отрасли, в том числе от асфальтобетонных заводов" к приказу № 122-Ө от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, **т/год** (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1-NJ)$
Максимальный разовый выброс, **г/с** (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1-NJ)$

	месторождение	м/р Туркменой (ГРП)
Источник загрязнения	№ IZ	*6416*
	Наименование ИЗА	**неог.выброс**
Источника выделения	№ IV	6416 01
	Наименование ИВ	**Бункер для засыпки материалов при ГРП**

	Обозначение переменной в расчетной формуле	**Значение**
Вид работ	*NAME*	пересыпка
Влажность материала, %	*VL*	2
Коэфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	*K5*	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	*P1*	0.05
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	*P2*	0.03
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	*G3SR*	4.5
Коэфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	*P3SR*	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	*G3*	9
Коэфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	*P3*	1.7
Коэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	*P6*	1
Размер куска материала, мм	*G7*	1
Коэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	*P5*	1
Высота падения материала, м	*GB*	0.8
Коэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	*B*	0.5
Количество перерабатываемого материалы, т/год	*G1*	254.3
Количество перерабатываемого материалы, т/час	*G*	17
Время работы в год, часов	*RT*	15.0
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	4.803529444
Валовый выброс, т/год	$\_M\_ = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G1$	0.18309924
Валовый выброс, т/год	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**,	0.1830992
Всего, т/год	*SUMMI*	0.183099
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 **Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в** %: 70-20 (**шамот**,	4.8035294
Всего, г/с	*SUMGI*	4.803529