

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6007
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6007 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-10070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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_	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6008
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6008 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-10050

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6010
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6010 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-3070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6019
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6019 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-3050

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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_	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6020
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6020 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-3050а

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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_	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$M_{\text{г}} = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	0003
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0003 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость ДТ-10070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	конденсат
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_	"буферная емкость"
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	25
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория вещества	_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 заправки, м3/час	QZ	50
Производительность откачки, м3/час	QOT	50
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	25
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	20
Плотность смеси, т/м3	RO	0.5809
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.38
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	50
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	96.4
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	98.43
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	104.058
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.00434
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.719
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	62.44
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	36.63
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0027104
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0015900
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	
Всего, т/год	SUMMI	0.004300
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000029
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4492165
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2635298
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	
Всего, г/с	SUMGI	0.712747

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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) $G_ = CI \cdot G / 100$

Источник загрязнения в НДС	№ ИЗ	0004	0008
	Наименование ИЗА	Свеча	Свеча
Источника выделения	№ IV	0004 01	0008 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость ДТ-10050	Дренажная емкость ДТ-3050

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	конденсат	конденсат
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"буферная емкость"	"буферная емкость"
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный	Наземный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	25	63
Количество резервуаров данного типа	NR	1	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1	1
Категория вещества	_NAME_	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1	0.1
Производительность заправки, м3/час	QZ	50	50
Производительность откачки, м3/час	QOT	50	50
Коэффициент	KPMAX	0.1	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	25	63
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	20	50
Плотность смеси, т/м3	RO	0.5809	0.5809
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.38	1.38
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	50	50
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	96.4	96.4
Коэффициент	KB	1	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	98.43	98.43
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	104.058	104.058
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.00434	0.01094
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.719	0.719
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041	0.000041
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	62.44	62.44
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	36.63	36.63
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602		
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616		
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621		
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000002	0.000000004
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0027104	0.0068301
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0015900	0.0040068
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)		
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)		
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)		
Всего, т/год	SUMMI	0.004300	0.010837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4492165	0.4492165
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2635298	0.2635298
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)		
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)		
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)		
Всего, г/с	SUMGI	0.712747	0.712747

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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) $M_г = CI \cdot M / 100$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4) $G_г = CI \cdot G / 100$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	0015
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0015 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость ДТ-3050а

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	конденсат
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_	"буферная емкость"
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	3
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория вещества	_NAME_	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpma(Прил.8)	KPM	0.1
Производительность заправки, м3/час	QZ	50
Производительность откачки, м3/час	QOT	50
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	3
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	2
Плотность смеси, т/м3	RO	0.5809
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.38
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	50
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	96.4
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	98.43
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	104.058
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.00052
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.719
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	62.44
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	36.63
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0003252
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001908
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	
Всего, т/год	SUMMI	0.000516
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4492165
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2635298
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	
Всего, г/с	SUMGI	0.712747

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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 $T_{em\text{in}}$, мм.рт.ст

$EEMIN = EEMIN \cdot 10^{-6}$

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / ((273 + T_{MAX}) \cdot 100)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{\text{max}} / (10^5 \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$

Источник загрязнения	месторождение	
	№ IZ	0016
Источника выделения	Наименование ИЗА	Свеча
	№ IV	0016 01
	Наименование ИВ	Емкость пластовой воды с насосом DT-30230
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	10
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	38
Число рабочих часов в году	T_	8760
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	63
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kpm(Прил.8)	KPM	1
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	63
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	0.0575
Промежуточный расчет	M = M · T_ / (10 ⁵ · (546 + TMAX + TMIN))	0.000008308
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	G_max = 0.08 · K_RMAX · XCH · K_PMAX · V_CMAX / ((273 + T_MAX) · 100)	0.000000414
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	M_max = 0.289 · (K_rmax + K_rmin) · xch · K_psr · V_cmax · T_max / (10 ⁵ · (546 + T_max + T_min))	0.000008308
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000083
Всего, т/год	SUMMI	0.000008
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000004
Всего, г/с	SUMGI	0.0000004

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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 T_{min} , мм.рт.ст $EEMIN = EEMIN \cdot 10^{-6}$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / ((273 + T_{MAX}) \cdot 100)$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{\text{max}} / (10^5 \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$

Источник загрязнения	месторождение	
	№ IZ	0017
Источника выделения	Наименование ИЗА	Свеча
	№ IV	0017 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость пластовой воды с насосом DT-30230a
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	10
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	38
Число рабочих часов в году	T_	8760
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	3
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 Kpm(Прил.8)	KPM	0.8
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	3
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 Tmin, Eemin*10 ⁻⁶ мм.рт.ст(Прил.4)	EEMIN	28.5
Значение константы Генри при Tmin, мм.рт.ст	EEMIN = EEMIN · 10 ⁻⁶	0.0000285
Значение константы Генри при Tmax, Eemax*10 ⁻⁶ мм.рт.ст.(Прил.4)	EEMAX	31.4
Значение константы Генри при Tmax, 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 Tmin, Eemin*10 ⁻⁶ мм.рт.ст(Прил.4)	EEMIN	39.5
Значение константы Генри при Tmin, мм.рт.ст	EEMIN	0.0000395
Значение константы Генри при Tmax, Eemax*10 ⁻⁶ мм.рт.ст.(Прил.4)	EEMAX	47.6
Значение константы Генри при Tmax, 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 = M · T_ / (10 ⁵ · (546 + TMAX + TMIN))	0.000006646
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	G_max = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / ((273 + TMAX) · 100)	0.000000414
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	M_max = 0.289 · (Kmax+Kmin) · xch · Kpsr · Vcmax · T_ / (10 ⁵ · (546+Tmax+Tmin))	0.000006646
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000066
Всего, т/год	SUMMI	0.000007
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000004
Всего, г/с	SUMGI	0.0000004

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-Ф от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ IZ	0001
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0001.01
	Наименование ИВ	Горизонтальный факел на скв.G1 (дежурная горелка)

2027

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	75.000
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	25.000
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	
Состав смеси, %об	Азот(N2)	
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	
Суммарный объем сжигания газа, м3	V1	120
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	120
Объемный расход, м³/с	B	0.00028
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	2.0190
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	35.000
Диаметр факела, м	d	0.100
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * Ro$	0.561
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{sk} = 91.5 * (K * (To + 273) / M)^{0.5}$	258.825
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.035
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие $W_{ист}/W_{зв} \geq 0,2$	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	47.604
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нш} = Q_{не} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	22297.500
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.331
Полнота сгорания углеводородной смеси	n	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	Vo	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа V _{пс} , м³/м³ (12):	$V_{пс} = 1 + Vo$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	C _{пс}	0.400
Температура смеси или газа, град.С	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_e = To + (Q_{не} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	3228.212
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + T_e) / 273$	0.041
Длина факела, м:	$L_{фм} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	1.500
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фм} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.259
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_{ф}^2$	0.783
Общее содержание серы	[S]m	0.00000
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)	0.0005815
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000945
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0004846
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0048456
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0001211
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.000000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.006127
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0013460
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0002187
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0011217
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0112167
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0002804
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.00000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.014184

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-Ф от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ IZ	0002
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0002 01
	Наименование ИВ	Горизонтальный факел на скв. 435 (дежурная горелка)

2027

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	75.000
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	25.000
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	
Состав смеси, %об	Азот(N2)	
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	
Суммарный объем сжигания газа, м3	V1	120
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	120
Объемный расход, м³/с	B	0.00028
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	2.0190
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	35.000
Диаметр факела, м	d	0.100
Массовый расход, г/с (2):	G = 1000 * B * Ro	0.561
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{ш} = 91.5 * (K * (To + 273) / M)^{0.5}$	258.825
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.035
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие Wист/Wзв ≥0,2	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	47.604
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нш} = Q_{не} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	22297.500
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.331
Полнота сгорания углеводородной смеси	n	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	Vo	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа Vпс, м³/м³ (12):	$V_{пс} = 1 + Vo$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	Cпс	0.400
Температура смеси или газа, град.С	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_e = To + (Q_{не} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	3228.212
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + T_e) / 273$	0.041
Длина факела, м:	$L_{фм} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	1.500
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фм} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.259
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_{ф}^2$	0.783
Общее содержание серы	[S]m	0.00000
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)	0.0005815
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000945
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0004846
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0048456
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0001211
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.006127
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0013460
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0002187
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0011217
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0112167
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0002804
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.014184

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-Ф от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ IZ	0007
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0007 01
	Наименование ИВ	Факел FL-10060 (дежурная горелка)

	дежурная горелка	
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	83.930
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	7.360
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	2.870
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	1.770
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	1.450
Состав смеси, %об	Азот(N2)	0.250
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.710
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000041
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	V1	37668
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	8760
Объемный расход, м³/с	B	0.00119
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	0.8600
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	35
Диаметр факела, м	d	0.200
Массовый расход, г/с (2):	G = 1000 * B * Ro	1.027
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{sk} = 91.5 * (K * (To + 273) / M)^{0.5}$	400.906
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.038
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие Wист/Wзв ≥ 0,2	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	19.841
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нш} = Q_{не} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	9323.211
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.214
Полнота сгорания углеводородной смеси	n	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	Vo	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа Vпс, м³/м³ (12):	$V_{пс} = 1 + Vo$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	Cпс	0.400
Температура смеси или газа, град.С	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_e = To + (Q_{не} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	1596.849
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + T_e) / 273$	0.095
Длина факела, м:	$L_{фм} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	3.000
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фм} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.518
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_{ф}^2$	0.449
Общее содержание серы	[S]m	0.00007
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)	0.0777457
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0126333
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0647876
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000442
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000003
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.6478882
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0161969
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.819296
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0024653
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0004006
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0020544
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000014
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0205444
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0005136
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.025980

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-Ф от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ IZ	0007
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0007 02
	Наименование ИВ	Факел FL-10060

	Сжигание затворного продувочного) газа	
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	83.930
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	7.360
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	2.870
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	1.770
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	1.450
Состав смеси, %об	Азот(N2)	0.250
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.710
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000041
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	V1	75336
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	8760
Объемный расход, м³/с	B	0.00239
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	0.8600
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	35
Диаметр факела, м	d	0.200
Массовый расход, г/с (2):	G = 1000 * B * Ro	2.054
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{ш} = 91.5 * (K * (To + 273) / M)^{0.5}$	400.906
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.076
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие Wист/Wзв ≥0,2	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	19.841
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нш} = Q_{не} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	9323.211
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.214
Полнота сгорания углеводородной смеси	n	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	Vo	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа Vпс, м³/м³ (12):	$V_{пс} = 1 + Vo$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	Cпс	0.400
Температура смеси или газа, град.С	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_e = To + (Q_{не} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	1596.849
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + T_e) / 273$	0.190
Длина факела, м:	$L_{фм} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	3.000
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фм} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.518
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_{ф}^2$	0.899
Общее содержание серы	[S]m	0.00007
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)	0.1554946
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0252666
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1295783
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000851
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000063
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	1.2957796
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0323938
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.000000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	1.638598
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0049307
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0008012
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0041089
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000027
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000002
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0410889
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0010272
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.00000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.051960

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-Ф от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ IZ	0012
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0012 01
	Наименование ИВ	Факел FL-3060 (1) (дежурная горелка)

	дежурная горелка	
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	83.930
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	7.360
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	2.870
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	1.770
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	1.450
Состав смеси, %об	Азот(N2)	0.250
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.710
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000041
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	B1	37358
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	8688
Объемный расход, м³/с	B	0.00119
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	R _o	0.8600
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	40.000
Диаметр факела, м	d	0.400
Массовый расход, г/с (2):	G = 1000 * B * R _o	1.027
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	T _o	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{ш} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	400.906
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.010
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие W _{ист} /W _{зв} ≥0,2	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	19.841
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нш} = Q_{не} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	9323.211
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.214
Полнота сгорания углеводородной смеси	n	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	V _o	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа V _{пс} , м³/м³ (12):	$V_{пс} = 1 + V_o$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	C _{пс}	0.400
Температура смеси или газа, град.С	T _o	20
Температура горения, град.С (10):	$T_e = T_o + (Q_{не} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	1596.849
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + T_e) / 273$	0.095
Длина факела, м:	$L_{фм} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	6.000
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фм} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	1.036
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_{ф}^2$	0.112
Общее содержание серы	[S]m	0.00007
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)	0.0771067
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0125295
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0642551
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000438
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000003
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.6425568
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0160638
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.812556
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0024653
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0004006
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0020544
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000014
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0205442
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0005136
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.025980

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-Ф от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ IZ	0012
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0012 02
	Наименование ИВ	Факел FL-3060

		Сжигание затворного продувочного) газа
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	83.930
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	7.360
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	2.870
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	1.770
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	1.450
Состав смеси, %об	Азот(N2)	0.250
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.710
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000041
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	V1	37358
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	8688
Объемный расход, м³/с	B	0.00119
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	0.8600
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	40.000
Диаметр факела, м	d	0.400
Массовый расход, г/с (2):	G = 1000 * B * Ro	1.027
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{sk} = 91.5 * (K * (To + 273) / M)^{0.5}$	400.906
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.010
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие $W_{ист}/W_{зв} \geq 0,2$	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	19.841
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нш} = Q_{не} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	9323.211
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.214
Полнота сгорания углеводородной смеси	n	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	Vo	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа Vпс, м³/м³ (12):	$V_{пс} = 1 + Vo$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	Cпс	0.400
Температура смеси или газа, град.С	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_e = To + (Q_{не} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	1596.849
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + T_e) / 273$	0.095
Длина факела, м:	$L_{фм} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	6.000
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фм} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	1.036
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_{ф}^2$	0.112
Общее содержание серы	[S]m	0.00007
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)	0.0771067
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0125295
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0642551
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000438
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000003
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.6425568
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0160638
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.812556
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0024653
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0004006
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0020544
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000014
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0205442
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0005136
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.025980

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-Ф от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ IZ	0012
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0012 03
	Наименование ИВ	Факел FL-3060

при регенерации гликоля

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	83.930
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	7.360
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	2.870
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	1.770
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	1.450
Состав смеси, %об	Азот(N2)	0.250
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.710
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000041
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	V1	260640
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	8688
Объемный расход, м³/с	B	0.00833
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	0.8600
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	40.000
Диаметр факела, м	d	0.400
Массовый расход, г/с (2):	G = 1000 * B * Ro	7.167
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{sk} = 91.5 * (K * (To + 273) / M)^{0.5}$	400.906
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.066
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие Wист/Wзв ≥ 0,2	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	19.841
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нш} = Q_{не} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	9323.211
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.214
Полнота сгорания углеводородной смеси	n	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	Vo	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа Vпс, м³/м³ (12):	$V_{пс} = 1 + Vo$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	Cпс	0.400
Температура смеси или газа, град.С	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_e = To + (Q_{не} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	1596.849
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + Te) / 273$	0.662
Длина факела, м:	$L_{фм} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	6.000
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фм} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	1.036
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_{ф}^2$	0.784
Общее содержание серы	[S]m	0.00007
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)	0.5379610
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0874187
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.4482998
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0002971
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000025
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	4.4830070
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.1120742
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.000000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	5.669058
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0172000
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0027950
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0143333
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000095
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000008
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1433333
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0035833
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.00000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.181254

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-Ф от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ IZ	0012
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0012 04
	Наименование ИВ	Факел FL-3060

при регенерации гликоля

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	83.930
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	7.360
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	2.870
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	1.770
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	1.450
Состав смеси, %об	Азот(N2)	0.250
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.710
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000041
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	V1	23049
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	72
Объемный расход, м³/с	B	0.08892
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	0.8600
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	40.000
Диаметр факела, м	d	0.400
Массовый расход, г/с (2):	G = 1000 * B * Ro	76.474
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{sk} = 91.5 * (K * (To + 273) / M)^{0.5}$	400.906
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.708
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие $W_{ист}/W_{зв} \geq 0,2$	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	19.841
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нш} = Q_{не} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	9323.211
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.214
Полнота сгорания углеводородной смеси	n	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	Vo	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа Vпс, м³/м³ (12):	$V_{пс} = 1 + Vo$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	Cпс	0.400
Температура смеси или газа, град.С	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_e = To + (Q_{не} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	1596.849
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_1 = B * V_{пс} * (273 + T_e) / 273$	7.067
Длина факела, м:	$L_{фм} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	6.000
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фм} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	1.036
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_o = 1.27 * V_1 / D_{ф}^2$	8.362
Общее содержание серы	[S]m	0.00007
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)	0.0475731
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0077306
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0396443
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000262
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.3964428
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0099111
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.501328
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.1835383
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0298250
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1529486
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001012
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000086
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	1.5294861
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0382372
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, г/с	SUMGI	1.934136

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6001
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6001 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины №G1

	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	40
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.24598
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.06833
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	11
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000066
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0333	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0415	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0416	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	1.32
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000009
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	2.0281132
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0285655
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	2.056680
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0643110
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0009058
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	0.065217

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6002
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6002 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины № 435

	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	40
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.24598
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.06833
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	11
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000066
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0333	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0415	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0416	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.69
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000009
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	2.1005665
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0149794
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	2.115547
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0666085
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0004750
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	0.067084

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год $M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$

Максимальный из разовых выброс, г/с $G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$

Источник загрязнения	№ IZ	6003
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6003 01
	Наименование ИВ	Площадка ГСП

	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	152
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)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.93472
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.25964
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	21
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)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00045
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000126
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0415	65.4
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0416	33.6
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	97.62
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.3200
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000034
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	8.6505184
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.3618843
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	9.012406
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000011
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2743061
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0114753
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	0.285782

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6009
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6009 01
	Наименование ИВ	Площадка УПОГ

	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	48
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	312
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	0.22769
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	1.91864
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	G = Gn / 3.6	0.06325
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	G = Gg / 3.6	0.53296
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	5
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	71
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	0.00010
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00153
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000275
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gg / 3.6	0.000426
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0415	97.38
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0416	0.4800
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000069
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	17.6259565
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.8116658
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	18.437629
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000022
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.5589154
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0257378
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	0.584653

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6018
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6018 01
	Наименование ИВ	Площадка станции блока ручного клапана (ручной линейный крановый узел)

	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	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
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	$G = Gn / 3.6$	0.000000
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	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	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
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
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000036
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0415	85.79
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0416	7.4000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1396179
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0120430
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	0.151661
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000002
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0044273
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003819
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	0.004809

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6011
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6011 02
	Наименование ИВ	Площадка конденсатосборника

	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	7
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)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.04305
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01196
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	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00026
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000072
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	85.79
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	7.4000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3775588
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0586415
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	0.436201
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000005
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0119723
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0018595
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	0.013832

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6013
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6013 02
	Наименование ИВ	Площадка конденсатосборника

	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	7
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)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.04305
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01196
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	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00026
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000072
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0415	85.79
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0416	7.4000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3775588
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0586415
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	0.436201
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000005
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0119723
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0018595
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	0.013832

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)

$$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

Источник загрязнения	№ IZ	6001
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6001 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	0.5
Число рабочих часов в году	_T_	8760
Режим эксплуатации	_NAME_	"буферная емкость" (все типы резервуаров)
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	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	4
Концентрация 3В, доля	XCH 1052	0.999
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)	$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.010929231
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.022761560
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0227616
Всего, т/год	SUMMI	0.022762
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0109292
Всего, г/с	SUMGI	0.010929

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)

$$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

Источник загрязнения	№ IZ	6002
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6002 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	0.5
Число рабочих часов в году	_T_	8760
Режим эксплуатации	_NAME_	"буферная емкость" (все типы резервуаров)
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 3В, доля	XCH 1052	0.999
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)	$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.010929231
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.022761560
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0227616
Всего, т/год	SUMMI	0.022762
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0109292
Всего, г/с	SUMGI	0.010929

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)

$$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

Источник загрязнения	№ IZ	6006
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6006 01
	Наименование ИВ	Емкость блока подачи ингибиторов - емкость CI-10095

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	0.5
Число рабочих часов в году	_T_	8760
Режим эксплуатации	_NAME_	"буферная емкость" (все типы резервуаров)
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 Kpm(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Концентрация 3В, доля	XCH 1052	0.999
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)	$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.010929231
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.022761560
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0227616
Всего, т/год	SUMMI	0.022762
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0109292
Всего, г/с	SUMGI	0.010929

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$\underline{M}_\text{г} = \underline{G}_\text{г} \cdot \underline{T}_\text{г} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$\underline{G}_\text{г} = \underline{C}I \cdot \underline{G} / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	6001 неорг.выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6001 03 Блок дозирования реагента (БДР) ЗРА и ФС

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	$\underline{T}_\text{г}$	8760
Наименование оборудования	$\underline{NAME}_\text{г}$	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	$\underline{NAME}_\text{г}$	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:	$\underline{NAME}_\text{г}$	ингибитор гидратообразования
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	0
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	0
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	$\underline{C}I$ 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Наименование технологического потока:	$\underline{NAME}_\text{г}$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	$\underline{C}I$ 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.1648954
Всего, т/год	SUMMI	0.164895
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0052288
Всего, г/с	SUMGI	0.005229

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и 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
$$_G_ = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	6002 неорг.выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6002 03 Блок дозирования реагента (БДР) ЗРА и ФС

	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 гидратообразования
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	0
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	0
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	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
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	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.1648954
Всего, т/год	SUMMI	0.164895
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0052288
Всего, г/с	SUMGI	0.005229

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{ср}} = G_{\text{ср}} \cdot T_{\text{ср}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{ср}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6006
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6006 02
	Наименование ИВ	Емкости блока подачи ингибиторов - Блок дозирования реагента (БДР) ЗРА и ФС

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	$T_{\text{ср}}$	8760
Наименование оборудования	$NAME_{\text{ср}}$	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	$NAME_{\text{ср}}$	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:	$NAME_{\text{ср}}$	ингибитор гидратообразования
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	0
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	0
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{ср}}$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.1648954
Всего, т/год	$SUMMI$	0.164895
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0052288
Всего, г/с	$SUMGI$	0.005229

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения	№ IZ	6001
	Наименование IЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6001.04
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР) насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	4380
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.350400
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор гидратообразования	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.6937920
Всего, т/год	SUMMI	0.693792
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0440000
Всего, г/с	SUMGI	0.044000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения	№ IZ	6002
	Наименование IЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6002 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР) насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	4380
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.350400
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор гидратообразования	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.6937920
Всего, т/год	SUMMI	0.693792
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0440000
Всего, г/с	SUMGI	0.044000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения	№ IZ	6006
	Наименование IЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6006 03
	Наименование ИВ	Емкость блока подачи ингибиторов - насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	4380
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.350400
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор гидратообразования	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	4380
Концентрация ЗВ в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.350400
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.6937920
Всего, т/год	SUMMI	0.693792
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0440000
Всего, г/с	SUMGI	0.044000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6004
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6004 01
	Наименование ИВ	Тестовый сепаратор V-10030

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	13.73
Давление в аппарате, гПа	P	65500
Средняя температура в аппарате, К	T	308
Время работы, час	t	8760
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	Mп	28.84
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$	0.719374
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	22.686172
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.62
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.32
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000093
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	22.1462416
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0725958
Всего, т/год	SUMMI	22.218847
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.70225271
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.00230200
Всего, г/с	SUMGI	0.7045550

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6005
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6005 01
	Наименование ИВ	Факельный сепаратор V-10070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	12.5000
Давление в аппарате, гПа	P	3500
Средняя температура в аппарате, К	T	308
Время работы, час	t	8760
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	Mn	19.77
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$	0.053028
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	1.672282
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.62
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.32
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000007
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.6324820
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0053513
Всего, т/год	SUMMI	1.637834
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.05176567
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.00016969
Всего, г/с	SUMGI	0.0519354

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6017
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6017 01
	Наименование ИВ	Производственный сепаратор V-3020

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	50.0000
Давление в аппарате, гПа	P	62500
Средняя температура в аппарате, К	T	308
Время работы, час	t	8760
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	Mn	28.84
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$	1.948026
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	61.432963
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	85.79
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	7.4
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000252
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	52.7033393
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	4.5460393
Всего, т/год	SUMMI	57.249404
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000080
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.67121193
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.14415396
Всего, г/с	SUMGI	1.8153667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K\delta \cdot 10^3 / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6011
	Наименование IЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6011 01
	Наименование ИВ	Емкость для сбора конденсата V-3030

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	50.00
Давление в аппарате, гПа	P	4500
Средняя температура в аппарате, К	T	303
Время работы, час	t	8760
Коэффициент, зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	Kδ	0.280
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K\delta \cdot 10^3 / 3600$	0.023489
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.740742
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.6945
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.7214090
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0051445
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	0.726554
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 C1-C5 (1502*)	0.0228757
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001631
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.023039

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot Kd \cdot 10^3 / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6012
	Наименование IЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6012 01
	Наименование ИВ	Сепаратор очистки V-30120

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	1.18
Давление в аппарате, гПа	P	2500
Средняя температура в аппарате, К	T	323
Время работы, час	t	8760
Коэффициент, зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	Kd	0.280
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot Kd \cdot 10^3 / 3600$	0.000732
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.023070
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.6945
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0224676
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001602
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	0.022628
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0007124
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000051
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.000718

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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	$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K\delta \cdot 10^3 / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6013
	Наименование IЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6013 01
	Наименование ИВ	Емкость для сбора конденсата V-3030

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	25.00
Давление в аппарате, гПа	P	3500
Средняя температура в аппарате, К	T	323
Время работы, час	t	8760
Коэффициент, зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	Kδ	0.280
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K\delta \cdot 10^3 / 3600$	0.011034
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.347959
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.6945
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3388769
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0024166
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	0.341294
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0107457
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000766
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.010822

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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	$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K\delta \cdot 10^3 / 3600$

Источник загрязнения	№ ИЗ	6014
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ ИВ	6014 01
	Наименование ИВ	Факельный сепаратор V-3070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	25.00
Давление в аппарате, гПа	P	3500
Средняя температура в аппарате, К	T	323
Время работы, час	t	8760
Коэффициент, зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	Kδ	0.280
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K\delta \cdot 10^3 / 3600$	0.011034
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.347959
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.6945
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3388769
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0024166
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	0.341294
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0107457
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000766
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.010822

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$

Источник загрязнения	№ IZ	6015
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6015 01
	Наименование ИВ	Теплообменник Е-30130

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	триэтиленгликоль
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.1
Общее количество теплообменников, шт.	N1	1
Одновременно работающее, шт.	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	_T_	8760
Максимальный выброс, кг/час (6.1)	G1	0.1
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.027778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$	0.876000
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 1129	100.00
Валовый выброс, т/год	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	0.8760000
Всего, т/год	SUMMI	0.876000
Максимальный разовый выброс, г/с	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	0.0277778
Всего, г/с	SUMGI	0.027778

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$

Источник загрязнения	№ IZ	6016
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6016 01
	Наименование ИВ	Теплообменник Т-30210

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	триэтиленгликоль
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.1
Общее количество теплообменников, шт.	N1	1
Одновременно работающее, шт.	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	_T_	8760
Максимальный выброс, кг/час (6.1)	G1	0.1
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.027778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$	0.876000
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 1129	100.00
Валовый выброс, т/год	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	0.8760000
Всего, т/год	SUMMI	0.876000
Максимальный разовый выброс, г/с	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	0.0277778
Всего, г/с	SUMGI	0.027778

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 $QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
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 (5.2a) $M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
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 $_G_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

Источник загрязнения	№ IZ	0009
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0009 01
	Наименование ИВ	Технологический линейный подогреватель Н-3010

	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_	8760
Расход топлива, тонн/год	B1	512
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	58.48
Плотность газа, кг/м3	q	0.86
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0.000041
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.000041
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.08772
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.08772
Энергетический эквивалент топлива (табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.31
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	1297.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	2579.0
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.15
Отношение V _{сгр} /V _г при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0003478
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	790.9
Объем продуктов сгорания, м3/с	_VO_	0.2197
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.27504
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	2.4093
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.076399
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)	1.9274651
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.3132131
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0003949
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.7684272
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.7684272
Всего, т/год	SUMMI	3.777928
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0611195
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0099319
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000125
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0243667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0243667
Всего, г/с	SUMGI	0.119797

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 $QF = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{-3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф $QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
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 (5.2a) $M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
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 $_G_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

Источник загрязнения	№ IZ	0013
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0013 01
	Наименование ИВ	Технологический линейный подогреватель Н-301В (буд)

	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_	8760
Расход топлива, тонн/год	B1	0
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	0.00
Плотность газа, кг/м3	q	0
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.000000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.000000
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.31
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	1297.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	0.0
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.15
Отношение Vгр/Vг при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.00000000
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	0.0
Объем продуктов сгорания, м3/с	_VO_	0.0000
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.000000
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0000
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0000000
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)	0.00000000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.00000000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.00000000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.00000000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.00000000
Всего, т/год	SUMMI	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.00000000
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.00000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.00000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.00000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.00000000
Всего, г/с	SUMGI	0.0000000

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 $QF = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{-3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф $QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
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 (5.2a) $M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
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 $_G_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

Источник загрязнения	№ IZ	0014
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0014 01
	Наименование ИВ	Ребойлер блока регенерации гликоля

	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_	8760
Расход топлива, тонн/год	B1	121
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	13.85
Плотность газа, кг/м3	q	0.86
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0.000041
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.000041
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00001
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.02077
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.02077
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.31
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	1297.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	610.6
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.15
Отношение Vгр/Vг при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000823
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	187.3
Объем продуктов сгорания, м3/с	_VO_	0.0520
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.01542
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.1351
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.004283
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)	0.1080489
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0175580
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000935
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1819364
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.1819364
Всего, т/год	SUMMI	0.489573
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0034262
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0005568
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000030
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0057692
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0057692
Всего, г/с	SUMGI	0.015524

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

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{об} / 1000$
$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	№ ИЗ	0005
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0005 01
	Наименование ИВ	Дизельный генератор DG-10020

Вид топлива	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	дизельное топливо
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{об}$	отечественный
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	11.5
Группа установки	NAME	132
Время работы оборудования, час/год	T	5
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	360.00
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{оз} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	241.8182
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	0.2783424
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	1.31
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{оз} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	723
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{оз} = G_{оз} / g_{оз}$	0.359066265
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	0.775183934
	CO e_{CO}	
	NOx e_{NOx}	6.2
	CH e_{CH}	9.6
	C e_C	2.9
	SO2 e_{SO2}	0.5
	CH2O e_{CH2O}	1.2
бензапирен	$e_{БП}$	0.12
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	0.000012
	CO q_{CO}	
	NOx q_{NOx}	26
	CH q_{CH}	40
	C q_C	12
	SO2 q_{SO2}	2
	CH2O q_{CH2O}	5
бензапирен	$q_{БП}$	0.5
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.8
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.3677184
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0597542
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0229824
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0574560
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.2987712
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0000006
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0057456
Всего, т/год	SUMMI	0.1378944
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.950323
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.2816000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0457600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0183333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0440000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.2273333
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0044000
Всего, г/с	SUMGI	0.1063333
		0.727760

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

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{об} / 1000$
$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	№ ИЗ	0010
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0010 01
	Наименование ИВ	Дизельный генератор D-30240

Вид топлива	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	дизельное топливо
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{об}$	отечественный
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	13.9
Группа установки	NAME	160
Время работы оборудования, час/год	T	5
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	360.00
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{oz} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	241.5000
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	0.3369408
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	1.31
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{oz} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	723
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{oz} = G_{oz} / g_{oz}$	0.359066265
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	0.938380552
	CO e_{CO}	
	NOx e_{NOx}	6.2
	CH e_{CH}	9.6
	C e_C	2.9
	SO2 e_{SO2}	0.5
	CH2O e_{CH2O}	1.2
бензапирен	$e_{БП}$	0.12
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	0.000012
	CO q_{CO}	
	NOx q_{NOx}	26
	CH q_{CH}	40
	C q_C	12
	SO2 q_{SO2}	2
	CH2O q_{CH2O}	5
бензапирен	$q_{БП}$	0.5
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.8
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4451328
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0723341
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0278208
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0695520
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.3616704
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0000008
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0069552
Всего, т/год	SUMMI	0.1669248
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.150391
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.3413333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0554667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0222222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0533333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.2755556
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0053333
Всего, г/с	SUMGI	0.1288889
		0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot KP \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_ = C \cdot K \cdot VSL / 3600$

Источник загрязнения	№ ИЗ	0006
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0006 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	11.5
Суммарный расход нефтепродукта в осенне-зимний период, т	BOZ	6
Суммарный расход нефтепродукта в весенне-летний период, т	BVL	6
Средние удельные выбросы из резервуара в осенне-зимний период, г/т (Прил.12)	QOZ	2.36
Средние удельные выбросы из резервуара в весенне-летний период, г/т (Прил.12)	QVL	3.15
Концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 12)	C	3.92
Опытный коэффициент (Прил.12)	KNP	0.0029
Опытный коэффициент (Прил.8)	KP	0.1
Количество резервуаров, шт	N	1
Выбросы паров нефтепродуктов при хранении в одном резервуаре, т/год (Прил.13)	GHR	0.27
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	16
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2.1)	$M_ = C \cdot KP \cdot VSL / 3600$	0.00174
Годовые выбросы, т/год (6.2.2)	$G = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot KP \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$	0.00079
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.28
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 2754	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000022
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0007840
Всего, т/год	SUMMI	0.000786
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000049
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	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)	$G = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot KP \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_ = C \cdot K \cdot VSL / 3600$

Источник загрязнения	№ ИЗ	0011
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0011 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	13.9
Суммарный расход нефтепродукта в осенне-зимний период, т	BOZ	7
Суммарный расход нефтепродукта в весенне-летний период, т	BVL	7
Средние удельные выбросы из резервуара в осенне-зимний период, г/т (Прил.12)	QOZ	2.36
Средние удельные выбросы из резервуара в весенне-летний период, г/т (Прил.12)	QVL	3.15
Концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 12)	C	3.92
Опытный коэффициент (Прил.12)	KNP	0.0029
Опытный коэффициент (Прил.8)	KP	0.1
Количество резервуаров, шт	N	1
Выбросы паров нефтепродуктов при хранении в одном резервуаре, т/год (Прил.13)	GHR	0.27
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	16
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2.1)	$M_ = C \cdot KP \cdot VSL / 3600$	0.00174
Годовые выбросы, т/год (6.2.2)	$G = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot KP \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$	0.00079
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.28
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 2754	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000022
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0007846
Всего, т/год	SUMMI	0.000787
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000049
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	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 (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6007
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6007 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-10070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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_	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6008
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6008 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-10050

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6010
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6010 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-3070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6019
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6019 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-3050

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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_	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	6020
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6020 01
	Наименование ИВ	Дренажный насос Р-3050а

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Конденсат
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	168
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.013440
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	1.12
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.14
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.07
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.00
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0126377
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001503
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000185
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.012816
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0208957
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0002486
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000305
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000152
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.021190

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$_G_ = CI \cdot G / 100$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	0003
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0003 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость DT-10070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	конденсат
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_	"буферная емкость"
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	25
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 Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	50
Производительность откачки, м3/час	QOT	50
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	25
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	20
Плотность смеси, т/м3	RO	0.5809
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.38
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	50
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	96.4
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	98.43
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	104.058
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.00434
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.719
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0027104
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0015900
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	
Всего, т/год	SUMMI	0.004300
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000029
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4492165
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2635298
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	
Всего, г/с	SUMGI	0.712747

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$_G_ = CI \cdot G / 100$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	0004
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0004 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость DT-10050

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	конденсат
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_	"буферная емкость"
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	25
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 Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	50
Производительность откачки, м3/час	QOT	50
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	25
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	20
Плотность смеси, т/м3	RO	0.5809
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.38
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	50
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	96.4
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	98.43
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	104.058
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.00434
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.719
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0027104
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0015900
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	
Всего, т/год	SUMMI	0.004300
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4492165
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2635298
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	
Всего, г/с	SUMGI	0.712747

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$_G_ = CI \cdot G / 100$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	0008
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0008 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость DT-3050

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	конденсат
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_	"буферная емкость"
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	63
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	50
Производительность откачки, м3/час	QOT	50
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	63
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	50
Плотность смеси, т/м3	RO	0.5809
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.38
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	50
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	96.4
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	98.43
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	104.058
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.01094
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.719
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000004
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0068301
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0040068
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	
Всего, т/год	SUMMI	0.010837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4492165
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2635298
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	
Всего, г/с	SUMGI	0.712747

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$_G_ = CI \cdot G / 100$

Источник загрязнения в НДВ	№ IZ	0015
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0015 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость DT-3050a

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	конденсат
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_	"буферная емкость"
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	3
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 Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	50
Производительность откачки, м3/час	QOT	50
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	3
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	2
Плотность смеси, т/м3	RO	0.5809
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.38
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	50
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	96.4
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	98.43
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	104.058
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.00052
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.719
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0003252
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001908
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	
Всего, т/год	SUMMI	0.000516
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4492165
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2635298
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	
Всего, г/с	SUMGI	0.712747

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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 $T_{em\text{in}}$, мм.рт.ст $EEMIN = EEMIN \cdot 10^{-6}$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / ((273 + T_{MAX}) \cdot 100)$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{\text{max}} / (10^5 \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$

Источник загрязнения	месторождение	
	№ IZ	0016
Источника выделения	Наименование ИЗА	Свеча
	№ IV	0016 01
	Наименование ИВ	Емкость пластиковой воды с насосом DT-30230
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	10
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	38
Число рабочих часов в году	T_	8784
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	63
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kpmх(Прил.8)	KPM	1
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	63
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	0.0575
Промежуточный расчет	M = M · T_ / (10 ⁵ · (546 + TMAX + TMIN))	0.000008330
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	G_max = 0.08 · K_RMAX · XCH · K_PMAX · V_CMAX / ((273 + TMAX) · 100)	0.000000414
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	M_max = 0.289 · (K_rmax + K_rmin) · xch · K_psr · V_cmax · T_ / (10 ⁵ · (546 + T_max + T_min))	0.000008330
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000083
Всего, т/год	SUMMI	0.000008
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000004
Всего, г/с	SUMGI	0.0000004

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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 $T_{em\text{in}}$, мм.рт.ст $EEMIN = EEMIN \cdot 10^{-6}$
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1) $G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / ((273 + T_{MAX}) \cdot 100)$
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2) $M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{\text{max}} / (10^5 \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$

Источник загрязнения	месторождение	
	№ IZ	0017
Источника выделения	Наименование ИЗА	Свеча
	№ IV	0017 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость пластовой воды с насосом DT-30230a
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	10
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	38
Число рабочих часов в году	T	8784
Режим эксплуатации	NAME	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	NAME	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	3
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 Kpm(Прил.8)	KPM	0.8
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	3
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 = M · T / (10 ⁵ · (546 + TMAX + TMIN))	0.000006664
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	G _{max} = 0.08 · K _{RMAX} · XCH · K _{PMAX} · V _{CMAX} / ((273 + T _{MAX}) · 100)	0.000000414
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	M _{max} = 0.289 · (K _{Rmax} + K _{rmin}) · xch · K _{psr} · V _{cmax} · T / (10 ⁵ · (546 + T _{max} + T _{min}))	0.000006664
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000067
Всего, т/год	SUMMI	0.000007
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000004
Всего, г/с	SUMGI	0.0000004

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-В от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ 1Z	0001
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0001 01
	Наименование ИВ	Горизонтальный факел на скв.G1 (дежурная горелка)

	2026	
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	75.000
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	25.000
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	
Состав смеси, %об	Азот(N2)	
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	
Суммарный объем сжигания газа, м3	B1	120
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	120
Объемный расход, м³/с	B	0.00028
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	R_o	2.0190
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	40.000
Диаметр факела, м	d	0.100
Массовый расход, r/c (2):	$G = 1000 * B * R_o$	0.561
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	T_o	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	258.825
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.035
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие $W_{ист}/W_{зв} > 0.2$	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	47.604
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нн} = Q_{нз} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	22297.500
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.331
Полнота сгорания углеводородной смеси	п	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	V_o	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа V_пс , м³/м³ (12):	$V_{пс} = 1 + V_o$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	C_пс	0.400
Температура смеси или газа, град.С	T_o	20
Температура горения, град.С (10):	$T_z = T_o + (Q_{нз} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	3228.212
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_z = B * V_{пс} * (273 + T_z) / 273$	0.041
Длина факела, м:	$L_{фл} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	1.500
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фл} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.259
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$V_o = 1.27 * V_z / D_{ф}^2$	0.783
Общее содержание серы	[S]m	0.00000
Удельные выбросы вредных веществ, r/r; с учетом коэф-та трансформации 0.8	УВ 0301	0.00240
Удельные выбросы вредных веществ, r/r; с учетом коэф-та трансформации 0.13	УВ 0304	0.00039
Удельные выбросы вредных веществ, r/r;	УВ 0328	0.00200
Удельные выбросы вредных веществ, r/r;	УВ 0337	0.02000
Удельные выбросы вредных веществ, r/r;	УВ 0410	0.00050
Валовый выброс, т/год	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005815
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000945
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0004846
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0048456
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0001211
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.006127
Максимальный разовый выброс, r/c	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0013460
Максимальный разовый выброс, r/c	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0002187
Максимальный разовый выброс, r/c	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0011217
Максимальный разовый выброс, r/c	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, r/c	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000000
Максимальный разовый выброс, r/c	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0112167
Максимальный разовый выброс, r/c	0410 Метан (727*)	0.0002804
Максимальный разовый выброс, r/c	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, r/c	SUMGI	0.014184

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-В от 24.06.2026

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	№ 12	0002
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0002 01
	Наименование ИВ	Горизонтальный факел на скв. 435 (дежурная горелка)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	75.000
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	25.000
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	
Состав смеси, %об	Азот(N2)	
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	
Суммарный объем сжигания газа, м3	V1	120
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	120
Объемный расход, м³/с	B	0.00028
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	2.0190
Высота источника выброса вредных веществ, м	h	40.000
Диаметр факела, м	d	0.100
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * R_o$	0.561
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	258.825
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.035
Проверка условия бессажевого горения	сажа при горении не обр-ся, если соблюдается условие $W_{ист}/W_{зв} > 0.2$	горение сажевое
Молярная масса смеси, г/моль (прил.3,(5))	M	47.604
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нн} = Q_{нз} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	22297.500
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.331
Полнота сгорания углеводородной смеси	п	0.998
Стехиометрическое количество воздуха для сжигания 1 м³ углеводородной смеси и природного газа, м³/м³ (13):	Vo	10.602
Количество газовойоздушной смеси, полученное при сжигании 1 м³ углеводородной смеси и природного газа Vnc , м³/м³ (12):	$V_{nc} = 1 + V_o$	11.602
Предварительная теплоемкость газовойоздушной смеси, ккал/(м³*град.С)	Cnc	0.400
Температура смеси или газа, град.С	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_z = T_o + (Q_{нз} * (1-E) * n) / (V_{nc} * C_{nc})$	3228.212
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_z = B * V_{nc} * (273 + T_z) / 273$	0.041
Длина факела, м:	$L_{фн} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	1.500
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фн} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.259
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$V_o = 1.27 * V_z / D_{ф}^2$	0.783
Общее содержание серы	[S]m	0.00000
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)	0.0005815
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000945
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0004846
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0048456
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0001211
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.006127
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0013460
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0002187
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0011217
Максимальный разовый выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0112167
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0002804
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.014184

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6001
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6001 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины №G1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8784
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	40
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	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.24598
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	G = Gn / 3.6	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	G = Gg / 3.6	0.06833
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	11
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	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gg / 3.6	0.000066
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0333	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0415	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0416	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0415	94.03
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0416	1.32
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000009
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	2.0336697
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0286437
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	2.062314
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0643110
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0009058
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	0.065217

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6002
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6002 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины № 435

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8784
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	40
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.24598
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.06833
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	11
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000066
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0333	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0415	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0416	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.69
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000009
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	2.1063215
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0150204
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	2.121343
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0666085
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0004750
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	0.067084

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6003
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6003 01
	Наименование ИВ	Площадка ГСП

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8784
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	152
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)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.93472
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.03162
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.25964
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	21
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)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00045
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000126
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0415	65.4
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0416	33.6
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0415	97.62
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0416	0.3200
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000034
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	8.6742184
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.3628758
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	9.037098
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000011
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2743061
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0114753
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	0.285782

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6009
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6009 01
	Наименование ИВ	Площадка УПОГ

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8784
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	48
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	312
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.22769
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	1.91864
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.06325
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.53296
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	5
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	71
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00010
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00153
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000275
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000426
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0415	97.38
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0416	0.4800
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000069
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	17.6742468
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.8138895
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	18.488143
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000022
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.5589154
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0257378
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	0.584653

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6018
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6018 01
	Наименование ИВ	Площадка станции блока ручного клапана (ручный линейный крановый узел)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8784
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	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
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	$G = Gn / 3.6$	0.000000
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	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	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.000000
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
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000036
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0415	85.79
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0416	7.4000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1400004
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0120760
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	0.152077
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000002
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0044273
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003819
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	0.004809

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6011
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6011 02
	Наименование ИВ	Площадка конденсатосборника

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8784
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	7
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)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.04305
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01196
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	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00026
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000072
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0415	85.79
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0416	7.4000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3785932
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0588022
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	0.437396
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000005
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0119723
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0018595
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	0.013832

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6013
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6013 02
	Наименование ИВ	Площадка конденсатосборника

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8784
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	7
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)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.04305
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01196
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	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00026
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.000072
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0415	62.44
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0416	36.63
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0602	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0616	
Концентрация ЗВ в парах нефти/конденсата, % масс(Прил. 14)	Cl 0621	
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0415	85.79
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	Cl 0416	7.4000
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3785932
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0588022
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	0.437396
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000005
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0119723
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0018595
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	0.013832

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)

$$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

Источник загрязнения	№ IZ	6001
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6001 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	0.5
Число рабочих часов в году	_T_	8784
Режим эксплуатации	_NAME_	"буферная емкость" (все типы резервуаров)
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	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	4
Концентрация 3В, доля	XCH 1052	0.999
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)	$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.010929231
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.022823920
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0228239
Всего, т/год	SUMMI	0.022824
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0109292
Всего, г/с	SUMGI	0.010929

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)

$$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

Источник загрязнения	№ IZ	6002
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6002 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	0.5
Число рабочих часов в году	_T_	8784
Режим эксплуатации	_NAME_	"буферная емкость" (все типы резервуаров)
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 3В, доля	XCH 1052	0.999
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)	$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.010929231
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.022823920
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0228239
Всего, т/год	SUMMI	0.022824
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0109292
Всего, г/с	SUMGI	0.010929

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)

$$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

Источник загрязнения	№ IZ	6006
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6006 01
	Наименование ИВ	Емкость блока подачи ингибиторов - емкость CI-10095

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	0.5
Число рабочих часов в году	_T_	8784
Режим эксплуатации	_NAME_	"буферная емкость" (все типы резервуаров)
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 Kpm(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Концентрация 3В, доля	XCH 1052	0.999
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)	$_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.010929231
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M_ = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.022823920
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0228239
Всего, т/год	SUMMI	0.022824
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0109292
Всего, г/с	SUMGI	0.010929

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и 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
$$_G_ = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6001
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6001 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР) ЗРА и ФС

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	_T_	8784
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 гидратообразования
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	0
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	0
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	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
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	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.1653472
Всего, т/год	SUMMI	0.165347
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0052288
Всего, г/с	SUMGI	0.005229

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и 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
$$_G_ = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6002
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6002 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР) ЗРА и ФС

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	_T_	8784
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 гидратообразования
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	0
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	0
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	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
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	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.1653472
Всего, т/год	SUMMI	0.165347
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0052288
Всего, г/с	SUMGI	0.005229

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$M_{\text{ср}} = G_{\text{ср}} \cdot T_{\text{ср}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с
$$G_{\text{ср}} = Cl \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	№ IZ	6006
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6006 02
	Наименование ИВ	Емкости блока подачи ингибиторов - Блок дозирования реагента (БДР) ЗРА и ФС

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	$T_{\text{ср}}$	8784
Наименование оборудования	$NAME_{\text{ср}}$	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	$NAME_{\text{ср}}$	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:	$NAME_{\text{ср}}$	ингибитор гидратообразования
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	0
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	0
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах , % масс	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{ср}}$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	4
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Концентрация ЗВ в парах , % масс	Cl 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.1653472
Всего, т/год	$SUMMI$	0.165347
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0052288
Всего, г/с	$SUMGI$	0.005229

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения	№ IZ	6001
	Наименование IЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6001.04
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР) насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	4392
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.351360
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор гидратообразования	4392
Концентрация ЗВ в парах , % масс	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.351360
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	4392
Концентрация ЗВ в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.351360
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.6956928
Всего, т/год	SUMMI	0.695693
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0440000
Всего, г/с	SUMGI	0.044000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения	№ ИЗ	6002
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6002 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования реагента (БДР) насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	4392
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.351360
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор гидратообразования	4392
Концентрация ЗВ в парах , % масс	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.351360
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	4392
Концентрация ЗВ в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.351360
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.6956928
Всего, т/год	SUMMI	0.695693
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0440000
Всего, г/с	SUMGI	0.044000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

Источник загрязнения	№ IZ	6006
	Наименование IЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6006 03
	Наименование ИВ	Емкость блока подачи ингибиторов - насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный 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	4392
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.351360
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор гидратообразования	4392
Концентрация ЗВ в парах , % масс	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.351360
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	4392
Концентрация ЗВ в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	99
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.351360
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.022222
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.6956928
Всего, т/год	SUMMI	0.695693
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0440000
Всего, г/с	SUMGI	0.044000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6004
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6004 01
	Наименование ИВ	Тестовый сепаратор V-10030

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	13.73
Давление в аппарате, гПа	P	65500
Средняя температура в аппарате, К	T	308
Время работы, час	t	8784
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	Mп	28.84
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$	0.719374
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	22.748326
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.62
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.32
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000093
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	22.2069162
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0727946
Всего, т/год	SUMMI	22.279720
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000030
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.70225271
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.00230200
Всего, г/с	SUMGI	0.7045550

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6005
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6005 01
	Наименование ИВ	Факельный сепаратор V-10070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	12.5000
Давление в аппарате, гПа	P	3500
Средняя температура в аппарате, К	T	308
Время работы, час	t	8784
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	Mn	19.77
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$	0.053028
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	1.676864
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.62
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.32
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000007
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.6369546
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0053660
Всего, т/год	SUMMI	1.642321
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.05176567
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.00016969
Всего, г/с	SUMGI	0.0519354

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6017
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6017 01
	Наименование ИВ	Производственный сепаратор V-3020

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	50.0000
Давление в аппарате, гПа	P	62500
Средняя температура в аппарате, К	T	308
Время работы, час	t	8784
Средняя молярная масса (г/моль) паров нефтепродуктов, принимается в зависимости от температуры кипения продукта, загружаемого в аппарат (п. 5.2)	Mп	28.84
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.037 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot \sqrt{(Mn / T)} \cdot 10^{-3} / 3600$	1.948026
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	61.601273
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	85.79
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	7.4
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000253
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	52.8477320
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	4.5584942
Всего, т/год	SUMMI	57.406252
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000080
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.67121193
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.14415396
Всего, г/с	SUMGI	1.8153667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot Kd \cdot 10^3 / 3600$

Источник загрязнения	№ ИЗ	6011
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6011 01
	Наименование ИВ	Емкость для сбора конденсата V-3030

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	50.00
Давление в аппарате, гПа	P	4500
Средняя температура в аппарате, К	T	303
Время работы, час	t	8784
Коэффициент, зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	Kd	0.280
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot Kd \cdot 10^3 / 3600$	0.023489
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.742772
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.6945
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.7233855
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0051586
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	0.728544
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 C1-C5 (1502*)	0.0228757
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001631
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.023039

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K\delta \cdot 10^3 / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6012
	Наименование IЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6012 01
	Наименование ИВ	Сепаратор очистки V-30120

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	1.18
Давление в аппарате, гПа	P	2500
Средняя температура в аппарате, К	T	323
Время работы, час	t	8784
Коэффициент, зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	Kδ	0.280
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K\delta \cdot 10^3 / 3600$	0.000732
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.023133
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.6945
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0225291
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0001607
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	0.022690
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0007124
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000051
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.000718

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K_d \cdot 10^3 / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6013
	Наименование IЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6013 01
	Наименование ИВ	Емкость для сбора конденсата V-3030

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	25.00
Давление в аппарате, гПа	P	3500
Средняя температура в аппарате, К	T	323
Время работы, час	t	8784
Коэффициент, зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	Kd	0.280
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K_d \cdot 10^3 / 3600$	0.011034
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.348912
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.6945
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3398054
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0024232
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	0.342229
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0107457
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000766
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.010822

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

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

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год	$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot Kd \cdot 10^3 / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	6014
	Наименование IЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6014 01
	Наименование ИВ	Факельный сепаратор V-3070

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	25.00
Давление в аппарате, гПа	P	3500
Средняя температура в аппарате, К	T	323
Время работы, час	t	8784
Коэффициент, зависящий от ср. темп-ры кипения и ср. темп-ры в аппарате (т. 5.3)	Kd	0.280
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot Kd \cdot 10^3 / 3600$	0.011034
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.348912
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.000041
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	97.39
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	0.6945
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3398054
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0024232
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	0.342229
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0107457
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000766
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.010822

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$

Источник загрязнения	№ IZ	6015
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6015 01
	Наименование ИВ	Теплообменник Е-30130

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	триэтиленгликоль
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.1
Общее количество теплообменников, шт.	N1	1
Одновременно работающее, шт.	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	_T_	8784
Максимальный выброс, кг/час (6.1)	G1	0.1
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.027778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$	0.878400
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 1129	100.00
Валовый выброс, т/год	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	0.8784000
Всего, т/год	SUMMI	0.878400
Максимальный разовый выброс, г/с	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	0.0277778
Всего, г/с	SUMGI	0.027778

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$

Источник загрязнения	№ IZ	6016
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6016 01
	Наименование ИВ	Теплообменник Т-30210

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	триэтиленгликоль
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.1
Общее количество теплообменников, шт.	N1	1
Одновременно работающее, шт.	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	_T_	8784
Максимальный выброс, кг/час (6.1)	G1	0.1
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.027778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot _T_) / 1000$	0.878400
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 1129	100.00
Валовый выброс, т/год	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	0.8784000
Всего, т/год	SUMMI	0.878400
Максимальный разовый выброс, г/с	1129 Триэтиленгликоль (3,6-Диоксаоктан-1,8-диол) (1290*)	0.0277778
Всего, г/с	SUMGI	0.027778

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 $QF = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{-3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф $QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
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 (5.2a) $M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
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 $G = NI \cdot Mi / 3.6$

Источник загрязнения	№ IZ	0009
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0009 01
	Наименование ИВ	Технологический линейный подогреватель Н-3010

	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	8784
Расход топлива, тонн/год	B1	514
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	58.48
Плотность газа, кг/м3	q	0.86
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0.000041
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.000041
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00005
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.08772
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.08772
Энергетический эквивалент топлива (табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.31
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	1297.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	2579.0
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.15
Отношение V _{сгр} /V _г при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0003478
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	790.9
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.2197
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.27504
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	2.4159
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.076399
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)	1.9327458
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.3140712
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0003960
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.7705325
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.7705325
Всего, т/год	SUMMI	3.788278
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0611195
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0099319
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000125
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0243667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0243667
Всего, г/с	SUMGI	0.119797

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 $QF = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{-3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф $QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
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 (5.2a) $M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
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 $G = NI \cdot Mi / 3.6$

Источник загрязнения	№ IZ	0013
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0013 01
	Наименование ИВ	Технологический линейный подогреватель Н-301В (буд)

	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	8784
Расход топлива, тонн/год	B1	0
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	0.00
Плотность газа, кг/м3	q	0
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.000000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.000000
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.31
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	1297.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	0.0
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.15
Отношение Vгр/Vг при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000000
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	0.0
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.0000
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.000000
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0000
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0000000
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)	0.0000000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.000000
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.000000

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 $QF = GK \cdot 4.1868 \cdot 10^{-3} / NN$
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч) (по ф $QF = 29.4 \cdot E \cdot B / NN$
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 (5.2a) $M_{CO} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $M_{CH4} = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
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 $_G_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

Источник загрязнения	№ IZ	0014
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0014 01
	Наименование ИВ	Ребойлер блока регенерации гликоля

	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_	8784
Расход топлива, тонн/год	B1	122
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	13.85
Плотность газа, кг/м3	q	0.86
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0.000041
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.000041
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00001
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.02077
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.02077
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.31
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	1297.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	610.6
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.15
Отношение V _{сг} /V _г при заданном коэфф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.845
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000823
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	187.3
Объем продуктов сгорания, м3/с	_VO_	0.0520
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.01542
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.1354
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.004283
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)	0.1083449
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0176061
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000937
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1824349
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.1824349
Всего, т/год	SUMMI	0.490915
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0034262
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0005568
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000030
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0057692
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0057692
Всего, г/с	SUMGI	0.015524

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

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_T = q_{\text{эл}} * B_{\text{зод}} / 1000$

$M_T = e_{\text{эл}} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	№ ИЗ	0005
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0005 01
	Наименование ИВ	Дизельный генератор DG-10020

	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	$B_{\text{зод}}$	11.5
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	132
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	360.00
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	241.8182
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{\text{ог}} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.2783424
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{\text{ог}}$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{\text{ог}} = 1.31 / (1 + T_{\text{ог}} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{\text{ог}} = G_{\text{ог}} / g_{\text{ог}}$	0.775183934
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{\text{эл}}$	
	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 $e_{\text{БП}}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{\text{эл}}$	
	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 $q_{\text{БП}}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	K_{NO2}	0.8
Коэффициент трансформации для NO	K_{NO}	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.3677184
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0597542
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0229824
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0574560
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.2987712
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000006
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0057456
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.1378944
Всего, т/год	SUMMI	0.950323
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.2816000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0457600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0183333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0440000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.2273333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0044000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.1063333
Всего, г/с	SUMGI	0.727760

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	$W_T = q_{\text{эл}} * B_{\text{зод}} / 1000$
Максимальный из разовых выброс, г/с	$M_T = e_{\text{эл}} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	№ ИЗ	0010
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0010 01
	Наименование ИВ	Дизельный генератор D-30240

	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	$B_{\text{зод}}$	13.9
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	160
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	360.00
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	241.5000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{\text{ог}} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.3369408
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{\text{ог}}$	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{\text{ог}} = 1.31 / (1 + T_{\text{ог}} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{\text{ог}} = G_{\text{ог}} / g_{\text{ог}}$	0.938380552
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{\text{эл}}$	
	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 $e_{\text{БП}}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	$q_{\text{эл}}$	
	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 $q_{\text{БП}}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	K_{NO2}	0.8
Коэффициент трансформации для NO	K_{NO}	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.4451328
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0723341
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0278208
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0695520
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.3616704
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000008
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0069552
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.1669248
Всего, т/год	SUMMI	1.150391
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-Бензапирен) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0053333
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.1288889
Всего, г/с	SUMGI	0.882134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Приложение 14 "Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) 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)	$G = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot KP \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_ = C \cdot K \cdot VSL / 3600$

Источник загрязнения	№ IZ	0006
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0006 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	8784.00
Суммарный расход нефтепродукта, т	B	11.5
Суммарный расход нефтепродукта в осенне-зимний период, т	BOZ	6
Суммарный расход нефтепродукта в весенне-летний период, т	BVL	6
Средние удельные выбросы из резервуара в осенне-зимний период, г/т (Прил.12)	QOZ	2.36
Средние удельные выбросы из резервуара в весенне-летний период, г/т (Прил.12)	QVL	3.15
Концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 12)	C	3.92
Опытный коэффициент (Прил.12)	KNP	0.0029
Опытный коэффициент (Прил.8)	KP	0.1
Количество резервуаров, шт	N	1
Выбросы паров нефтепродуктов при хранении в одном резервуаре, т/год (Прил.13)	GHR	0.27
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	16
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2.1)	$M_ = C \cdot KP \cdot VSL / 3600$	0.00174
Годовые выбросы, т/год (6.2.2)	$G = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot KP \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$	0.00079
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.28
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 2754	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000022
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0007840
Всего, т/год	SUMMI	0.000786
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000049
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	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)	$G = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot KP \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_ = C \cdot K \cdot VSL / 3600$

Источник загрязнения	№ ИЗ	0011
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0011 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	8784.00
Суммарный расход нефтепродукта, т	B	13.9
Суммарный расход нефтепродукта в осенне-зимний период, т	BOZ	7
Суммарный расход нефтепродукта в весенне-летний период, т	BVL	7
Средние удельные выбросы из резервуара в осенне-зимний период, г/т (Прил.12)	QOZ	2.36
Средние удельные выбросы из резервуара в весенне-летний период, г/т (Прил.12)	QVL	3.15
Концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 12)	C	3.92
Опытный коэффициент (Прил.12)	KNP	0.0029
Опытный коэффициент (Прил.8)	KP	0.1
Количество резервуаров, шт	N	1
Выбросы паров нефтепродуктов при хранении в одном резервуаре, т/год (Прил.13)	GHR	0.27
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	16
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2.1)	$M_ = C \cdot KP \cdot VSL / 3600$	0.00174
Годовые выбросы, т/год (6.2.2)	$G = (QOZ \cdot BOZ + QVL \cdot BVL) \cdot KP \cdot 10^{-6} + GHR \cdot KNP \cdot N$	0.00079
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.28
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 2754	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000022
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0007846
Всего, т/год	SUMMI	0.000787
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000049
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0017373
Всего, г/с	SUMGI	0.001742