

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6101
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6101 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6102
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6102 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6103
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6103 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-4

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6104
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6104 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-5

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6105
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6105 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-11

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6106
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6106 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-12

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6107
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6107 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-14

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6108
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6108 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-18

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6109
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6109 01
	Наименование ИВ	Устье скважины Н-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6110
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6110 01
	Наименование ИВ	Устье скважины Н-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6111
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6111 01
	Наименование ИВ	Устье скважины Н-3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6112
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6112 01
	Наименование ИВ	Устье скважины Н-4

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6113
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6113 01
	Наименование ИВ	Устье скважины Н-7

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6114
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6114 01
	Наименование ИВ	Устье скважины I-4 (газоагнетательная)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.04920
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01367
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00032
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00009
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4091039
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0019300
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	0.411034
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0129726
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000612
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	0.013034

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6115
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6115 01
	Наименование ИВ	Устье скважины IG-4 (газоагнетательная)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.04920
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.01367
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00032
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00009
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4091039
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0019300
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	0.411034
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0129726
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000612
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	0.013034

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6116
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6116 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-8

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6117
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6117 01
	Наименование ИВ	Устье скважины G-9

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.03795
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01054
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	15
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00030
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000825
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2427610
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0897893
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0011731
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0003690
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0007379
Всего, т/год	SUMMI	0.334830
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0076979
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0028472
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000372
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000117
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000234
Всего, г/с	SUMGI	0.010617

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6118
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6118 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка G-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6119
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6119 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка G-3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6120
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6120 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка G-4

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6121
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6121 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка G-11

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6122
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6122 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка G-9

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6123
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6123 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка G-8

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6124
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6124 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка G-12

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6125
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6125 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка G-14

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6126
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6126 01
	Наименование ИВ	Площадка узла запуска очист. устр-ва манифольда Р-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	22
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.10436
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.02899
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	56
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00111
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000308
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.6694494
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2476018
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0032324
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0010155
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0020341
Всего, т/год	SUMMI	0.923333
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0212281
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0078514
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0001025
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000322
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000645
Всего, г/с	SUMGI	0.029279

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6127
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6127 01
	Наименование ИВ	Площадка узла запуска очист. устр-ва манифольда Р-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	22
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.10436
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.02899
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	56
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00111
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000308
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.6694494
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2476018
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0032324
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0010155
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0020341
Всего, т/год	SUMMI	0.923333
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0212281
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0078514
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0001025
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000322
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000645
Всего, г/с	SUMGI	0.029279

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6128
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6128 01
	Наименование ИВ	Технологические линии манифольда

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	50
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.23718
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.06588
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	114
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00226
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000627
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.5198081
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.5621134
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0073416
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0023084
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0046137
Всего, т/год	SUMMI	2.096185
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0481928
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0178245
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0002328
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000732
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0001463
Всего, г/с	SUMGI	0.066470

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6129
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6129 01
	Наименование ИВ	Площадка МВУ

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02846
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00791
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1821646
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0673767
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0008799
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002775
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005519
Всего, т/год	SUMMI	0.251251
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0057764
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0021365
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000279
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000175
Всего, г/с	SUMGI	0.007967

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6134
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6134 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-2 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6165
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6165 01
	Наименование ИВ	Устье скважины К-22

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04269
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01186
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	26
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00051
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000143
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2742528
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.1014355
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0013245
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0004163
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0008326
Всего, т/год	SUMMI	0.378262
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0086965
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0032165
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000420
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000132
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000264
Всего, г/с	SUMGI	0.011995

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6171
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6171 01
	Наименование ИВ	Устье скважины К-23

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	9
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04269
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01186
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	26
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00051
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000143
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.2742528
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.1014355
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0013245
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0004163
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0008326
Всего, т/год	SUMMI	0.378262
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0086965
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0032165
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000420
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000132
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000264
Всего, г/с	SUMGI	0.011995

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6192
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6192 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-3 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6193
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6193 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-4 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6194
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6194 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-5 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6197
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6197 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-11 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6198
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6198 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-12 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6199
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6199 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-14 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{ср}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6195
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6195 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-8 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6196
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6196 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-9 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6169
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6169 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины К-22 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6175
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6175 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины К-23 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	G = Gn / 3.6	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	G = Gg / 3.6	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gg / 3.6	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6137
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6137 01
	Наименование ИВ	Выкидные линии

	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	46
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.21820
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.06061
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	120
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00238
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.4001227
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.5178495
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0067645
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0021255
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0042511
Всего, т/год	SUMMI	1.931113
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0443976
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0164209
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0002145
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000674
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0001348
Всего, г/с	SUMGI	0.061235

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6138
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6138 01
	Наименование ИВ	Выкидные линии

	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	46
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.21820
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.06061
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	120
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00238
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.4001227
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.5178495
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0067645
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0021255
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0042511
Всего, т/год	SUMMI	1.931113
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0443976
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0164209
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0002145
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000674
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0001348
Всего, г/с	SUMGI	0.061235

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6139
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6139 01
	Наименование ИВ	Камера приема скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	4380
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0151799
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0056150
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000741
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000237
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000457
Всего, т/год	SUMMI	0.020938
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6140
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6140 01
	Наименование ИВ	Камера приема скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	4380
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0151799
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0056150
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000741
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000237
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000457
Всего, т/год	SUMMI	0.020938
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6141
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6141 01
	Наименование ИВ	Камера приема скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	4380
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0151799
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0056150
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000741
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000237
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000457
Всего, т/год	SUMMI	0.020938
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6142
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6142 01
	Наименование ИВ	Камера приема скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	4380
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0151799
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0056150
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000741
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000237
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000457
Всего, т/год	SUMMI	0.020938
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6143
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6143 01
	Наименование ИВ	Камера приема скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	4380
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0151799
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0056150
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000741
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000237
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000457
Всего, т/год	SUMMI	0.020938
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6144
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6144 01
	Наименование ИВ	Камера приема скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	4380
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0151799
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0056150
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000741
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000237
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000457
Всего, т/год	SUMMI	0.020938
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6145
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6145 01
	Наименование ИВ	Камера приема скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	4380
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0151799
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0056150
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000741
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000237
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000457
Всего, т/год	SUMMI	0.020938
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6146
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6146 01
	Наименование ИВ	Камера приема скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	4380
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0151799
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0056150
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000741
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000237
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000457
Всего, т/год	SUMMI	0.020938
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6147
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6147 01
	Наименование ИВ	Камера приема скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	4380
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0151799
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0056150
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000741
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000237
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000457
Всего, т/год	SUMMI	0.020938
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6170
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6170 01
	Наименование ИВ	Выкидные линии

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1219466
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0451028
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005897
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001861
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.168194
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038669
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014302
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005333

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6176
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6176 01
	Наименование ИВ	Выкидные линии

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1219466
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0451028
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005897
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001861
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.168194
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038669
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014302
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000187
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000059
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005333

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6200
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6200 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-18 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6201
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6201 01
	Наименование ИВ	Выкидные линии

	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	156
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.73999
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.20555
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	308
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00610
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.001694
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000032
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	4.7358084
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	1.7515820
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0228762
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0071902
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0143773
Всего, т/год	SUMMI	6.531837
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1501715
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0555423
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0007254
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002280
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0004559
Всего, г/с	SUMGI	0.207123

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6721
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6721 01
	Наименование ИВ	Узел учета нефти

	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	20
Расчетная 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	0
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	0.09487
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	G = Gn / 3.6	0.02635
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	G = Gg / 3.6	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	40
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00079
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gg / 3.6	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.6072194
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2245868
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0029328
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009209
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0018449
Всего, т/год	SUMMI	0.837505
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0192548
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0071216
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000930
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000292
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000585
Всего, г/с	SUMGI	0.026557

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6722
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6722 01
	Наименование ИВ	Узел учета нефти

	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	15
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.07115
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01976
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	30
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00059
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000165
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4554145
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.1684401
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0022012
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0006906
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0013813
Всего, т/год	SUMMI	0.628128
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0144411
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0053412
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000698
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000219
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000438
Всего, г/с	SUMGI	0.019918

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6723
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6723 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04744
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01318
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	21
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00042
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0001155
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3037358
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.1123407
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0014664
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0004604
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0009209
Всего, т/год	SUMMI	0.418924
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0096314
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0035623
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000465
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000146
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000292
Всего, г/с	SUMGI	0.013284

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{ср}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6724
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6724 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка

	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	14
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.06641
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	23
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00046
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0001265
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4244241
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.1569767
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0020498
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0006433
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0012898
Всего, т/год	SUMMI	0.585384
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0134584
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0049777
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000650
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000204
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000409
Всего, г/с	SUMGI	0.018562

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6725
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6725 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0306120
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0113214
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.042220
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009707
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003590
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001339

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6726
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6726 01
	Наименование ИВ	Межплощадочные трубопроводы

	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00012
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000033
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0609749
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0225514
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000915
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0001861
Всего, т/год	SUMMI	0.084097
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0019335
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0007151
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000059
Всего, г/с	SUMGI	0.002667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6727
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6727 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.04744
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01318
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	20
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00040
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3036097
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.1122934
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0014664
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0004604
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0009209
Всего, т/год	SUMMI	0.418751
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0096274
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0035608
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000465
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000146
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000292
Всего, г/с	SUMGI	0.013279

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6728
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6728 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка

	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	14
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.06641
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.01845
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	23
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00046
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0001265
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.4244241
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.1569767
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0020498
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0006433
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0012898
Всего, т/год	SUMMI	0.585384
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0134584
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0049777
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000650
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000204
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000409
Всего, г/с	SUMGI	0.018562

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{ср}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6729
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6729 01
	Наименование ИВ	Камера запуска скребка

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0306120
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0113214
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.042220
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009707
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003590
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001339

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$\begin{aligned} M_{\text{г}} &= G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6 \\ G_{\text{г}} &= C I \cdot G / 100 \end{aligned}$$

2026-365
2025-365

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	7101
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	7101 01
Наименование ИВ		Устье скважины К-21

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	G = Gn / 3.6	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	G = Gg / 3.6	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00016
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.000044
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gg / 3.6	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1214451
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0449167
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005866
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001829
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.167500
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038510
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014243
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000058
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005311

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

2026-365

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$G_{\text{г}} = C_{\text{г}} \cdot G / 100$$

2025-365

Месторождение
Комсомольское

	производство	
Источник загрязнения	№ IZ	7102
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7102 01
	Наименование ИВ	Устье скважины К-25

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00016
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000044
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1214451
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0449167
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005866
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001829
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.167500
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038510
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014243
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000058
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005311

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

2026-365

2025-253.75

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	№ IZ	7103
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7103 01
	Наименование ИВ	Устье скважины К-24

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00016
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000044
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1214451
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0449167
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005866
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001829
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.167500
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038510
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014243
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000058
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005311

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

2025-0

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

2025-0

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	7104
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	7104 01
	Наименование ИВ	Устье скважины I-6

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	0
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00016
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000044
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.0000000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$\begin{aligned}M_{\text{г}} &= G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6 \\G_{\text{г}} &= C_{\text{г}} \cdot G / 100\end{aligned}$$

2026-365
2025-365

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	7105
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	7105 01
Наименование ИВ		Узел подключения скважины К-21

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	G = Gn / 3.6	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	G = Gg / 3.6	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gg / 3.6	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

2025-365

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

2025-365

Месторождение
Комсомольское

	производство	
Источник загрязнения	№ IZ	7106
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7106 01
	Наименование ИВ	Узел подключения скважины К-25

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

2026-365
2025-253,75
Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	7107
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	7107 01
Наименование ИВ		Узел подключения скважины К-24

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

$$G_{\text{г}} = C_{\text{г}} \cdot G / 100$$

2026-0

2025-0

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	7104
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	7104 01
	Наименование ИВ	Устье скважины I-6

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00016
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000044
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1214451
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0449167
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005866
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001829
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.167500
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038510
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014243
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000058
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005311

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

2026-365

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

2025-365

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	7113
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	7113 01
Наименование ИВ		Узел подключения скважины К-21 Площадка манифольда Р2

	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	18
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.08538
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	39
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00077
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0002145
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.5468752
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2022656
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0026427
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0008294
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0016619
Всего, т/год	SUMMI	0.754275
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0173413
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0064138
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000838
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000263
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000527
Всего, г/с	SUMGI	0.023918

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

2026-366

2025-366

Месторожение
Комсомольское

Источник загрязнения	№ IZ	7114
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7114 01
	Наименование ИВ	Узел подключения скважины К-25 Площадка манифольда Р2

	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	18
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.08538
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	39
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00077
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0002145
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.5468752
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2022656
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0026427
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0008294
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0016619
Всего, т/год	SUMMI	0.754275
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0173413
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0064138
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000838
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000263
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000527
Всего, г/с	SUMGI	0.023918

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

2026-365

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

2025-253.75

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	7115
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	7115 01
	Наименование ИВ	Узел подключения скважины К-24
		Площадка манифольда ВРП 500

	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	20
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.09487
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.02635
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	40
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00079
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.6072194
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2245868
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0029328
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009209
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0018449
Всего, т/год	SUMMI	0.837505
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0192548
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0071216
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000930
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000292
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000585
Всего, г/с	SUMGI	0.026557

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

2026-0

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

2025-0

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	7116
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	7116 01
	Наименование ИВ	Узел подключения скважины I-6
		Площадка манифольда ВРП 500

	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	20
Расчетная 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	0
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	0.09487
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	G = Gn / 3.6	0.02635
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	G = Gg / 3.6	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	40
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00079
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gg / 3.6	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.6072194
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2245868
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0029328
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009209
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0018449
Всего, т/год	SUMMI	0.837505
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0192548
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0071216
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000930
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000292
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000585
Всего, г/с	SUMGI	0.026557

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

2026-8760
2025-8760
Центральный пункт
подготовки нефти (ЦУПН)

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

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00016
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000044
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1214451
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0449167
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005866
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001829
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.167500
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038510
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014243
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000058
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005311

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

2026-8760
2025-8760
Центральный пункт
подготовки нефти (ЦУПН)

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	6227
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	6227 01
Наименование ИВ		
		Площадка коллекторов НГС

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
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	0.04744
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	G = Gn / 3.6	0.01318
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	G = Gg / 3.6	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	20
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00040
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	Gg = Xg · Qg · Ng	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gg / 3.6	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.3036097
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.1122934
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0014664
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0004604
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0009209
Всего, т/год	SUMMI	0.418751
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0096274
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0035608
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000465
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000146
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000292
Всего, г/с	SUMGI	0.013279

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6219
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6219 01
	Наименование ИВ	Магистральный нефтепровод

	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	20
Расчетная 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	0
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)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.09487
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.02635
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	159
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00315
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0008745
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.6222
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.23012
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0030054
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.00095
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.001889
Всего, т/год	SUMMI	0.858164
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0197290
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0072970
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000953
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000300
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000599
Всего, г/с	SUMGI	0.027211

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7117
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7117 01
	Наименование ИВ	Площадка скважины G-1 (площадка подогревателя нефти)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	3
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01423
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00395
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0915869
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0338728
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004415
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001388
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002775
Всего, т/год	SUMMI	0.126318
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0029042
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0010741
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000140
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000044
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000088
Всего, г/с	SUMGI	0.004006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7118
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7118 01
	Наименование ИВ	
		Устье скважины G-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00016
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000044
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1214451
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0449167
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005866
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001829
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.167500
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038510
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014243
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000058
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005311

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7119
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7119 01
	Наименование ИВ	Узел подключения скважины G-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6229
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6229 01
	Наименование ИВ	Площадка путевого подогревателя ПБТ-1,6МГЖ

	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0607226
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0224599
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000915
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0001829
Всего, т/год	SUMMI	0.083750
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0019255
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0007122
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000058
Всего, г/с	SUMGI	0.002656

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6230
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6230 01
	Наименование ИВ	Площадка путевого подогревателя ПП-0,63АК

	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0607226
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0224599
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000915
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0001829
Всего, т/год	SUMMI	0.083750
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0019255
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0007122
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000058
Всего, г/с	SUMGI	0.002656

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6231
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6231 01
	Наименование ИВ	Площадка путевого подогревателя ПБТ-1,6МГ

	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0607226
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0224599
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000915
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0001829
Всего, т/год	SUMMI	0.083750
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0019255
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0007122
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000058
Всего, г/с	SUMGI	0.002656

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = CI \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6232
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6232 01
	Наименование ИВ	Площадка путевого подогревателя ПП-0,63А

	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0607226
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0224599
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000915
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0001829
Всего, т/год	SUMMI	0.083750
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0019255
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0007122
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000058
Всего, г/с	SUMGI	0.002656

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{ср}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6233
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6233 01
	Наименование ИВ	
		Площадка узла учета газа

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00016
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000044
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1214451
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0449167
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005866
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001829
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.167500
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038510
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014243
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000058
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005311

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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
$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6234
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6234 01
	Наименование ИВ	
		Площадка узла учета газа

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.01897
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00527
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	8
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00016
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000044
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация 3В в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1214451
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0449167
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0005866
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001829
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003690
Всего, т/год	SUMMI	0.167500
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0038510
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014243
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000186
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000058
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000117
Всего, г/с	SUMGI	0.005311

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

$$G_{\text{г}} = C_{\text{г}} \cdot G / 100$$

2026-0

2025-0

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	№ IZ	7108
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7108 01
	Наименование ИВ	Узел подключения скважины I-6

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

РП «Модернизация объектов

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	№ IZ	6730
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6730 01
	Наименование ИВ	Выкидные линии (ЗРА и ФС)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	6
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02846
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00791
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	12
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00024
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000066
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1821646
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0673767
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0008799
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002775
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005519
Всего, т/год	SUMMI	0.251251
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0057764
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0021365
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000279
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000088
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000175
Всего, г/с	SUMGI	0.007967

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

$$G_{\text{г}} = Cl \cdot G / 100$$

«Расширение м/р Комсомол

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	производство	
	№ IZ	7121
Источника выделения	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
	№ IV	7121 01
	Наименование ИВ	Устьевая арматура скв К26

	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0607226
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0224599
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000915
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0001829
Всего, т/год	SUMMI	0.083750
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0019255
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0007122
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000058
Всего, г/с	SUMGI	0.002656

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

«Расширение м/р Комсомол

Месторождение
Комсомольское

	производство	
Источник загрязнения	№ IZ	7122
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7122 01
	Наименование ИВ	Устьевая арматура скв К27

	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	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	4
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00008
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000022
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0607226
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0224599
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0002933
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000915
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0001829
Всего, т/год	SUMMI	0.083750
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0019255
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0007122
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000093
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000029
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000058
Всего, г/с	SUMGI	0.002656

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

«Расширение м/р Комсомол

Месторождение
Комсомольское

	производство	
Источник загрязнения	№ IZ	7121
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7121 03
	Наименование ИВ	Узел подключения скв К26 к выкидным линиям

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

«Расширение м/р Комсомол

Месторождение
Комсомольское

	производство	
Источник загрязнения	№ IZ	7122
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7122 03
	Наименование ИВ	Узел подключения скв K27 к выкидным линиям

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	1
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00474
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00132
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	2
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00004
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000011
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0303597
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0112300
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001482
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000473
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000915
Всего, т/год	SUMMI	0.041877
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0009627
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003561
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000047
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000015
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000029
Всего, г/с	SUMGI	0.001328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

«Расширение м/р Комсомол

Месторождение
Комсомольское

	производство	
Источник загрязнения	№ IZ	7121
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7121 04
	Наименование ИВ	Узел подключения скв К26 к манифольду Р2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1518048
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0561467
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0007348
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002302
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0004604
Всего, т/год	SUMMI	0.209377
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0048137
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0017804
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000146
Всего, г/с	SUMGI	0.006639

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$M_{\text{г}} = G_{\text{г}} \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

$$G_{\text{г}} = C I \cdot G / 100$$

«Расширение м/р Комсомольс

Месторождение
Комсомольское

	производство	
Источник загрязнения	№ IZ	7122
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7122 04
	Наименование ИВ	Узел подключения скв К27 к манифольду Р2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Наименование оборудования	NAME	ЗРА
Наименование технологического потока: Нефть	NAME	Нефть
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	5
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование технологического потока: Газ	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.020988
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.293
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.02372
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00659
Суммарная утечка всех компонентов по газу, г/с	$G = Gg / 3.6$	0.00000
Наименование оборудования	NAME	ФС
Наименование технологического потока	NAME	Нефть
Общее количество данного оборудования, шт.	Nn	10
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока	NAME	Газ
Общее количество данного оборудования, шт.	Ng	0
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qg	0.00072
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xg	0.03
Суммарная утечка всех компонентов по нефти, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00020
Суммарная утечка всех компонентов по газу, кг/час (6.1)	$Gg = Xg \cdot Qg \cdot Ng$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000055
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gg / 3.6$	0
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.00
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах нефти, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0333	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0415	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	CI 0416	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1518048
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0561467
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0007348
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002302
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0004604
Всего, т/год	SUMMI	0.209377
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0048137
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0017804
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000233
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000073
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000146
Всего, г/с	SUMGI	0.006639

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ ИЗ	6130
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6130 01
	Наименование ИВ	Насосы откачки уловленной нефти

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	N1	2
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NN1	2
Время работы одной единицы оборудования, час/год	_T_	357
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.011111
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.014280
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000086
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0103473
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0038270
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000500
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000157
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000314
Всего, т/год	SUMMI	0.014280
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000067
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0080511
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0029778
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000389
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000122
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000244
Всего, г/с	SUMGI	0.011111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6159
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6159 01
	Наименование ИВ	Насосы откачки уловленной нефти

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	N1	2
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NN1	2
Время работы одной единицы оборудования, час/год	_T_	357
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.011111
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.014280
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000086
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0103473
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0038270
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000500
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000157
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000314
Всего, т/год	SUMMI	0.014280
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000067
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0080511
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0029778
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000389
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000122
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000244
Всего, г/с	SUMGI	0.011111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6166
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6166 01
	Наименование ИВ	Насосы откачки уловленной нефти

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	357
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.007140
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000043
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0051736
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0019135
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000250
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000079
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000157
Всего, т/год	SUMMI	0.007140
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6172
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6172 01
	Наименование ИВ	Насосы откачки уловленной нефти

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	N1	2
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NN1	2
Время работы одной единицы оборудования, час/год	_T_	357
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.011111
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.014280
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000086
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0103473
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0038270
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000500
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000157
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000314
Всего, т/год	SUMMI	0.014280
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000067
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0080511
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0029778
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000389
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000122
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000244
Всего, г/с	SUMGI	0.011111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6202
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6202 01
	Наименование ИВ	Дожимный насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6203
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6203 01
	Наименование ИВ	Дожимный насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6204
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6204 01
	Наименование ИВ	Дожимный насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6205
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6205 01
	Наименование ИВ	Насос для экспорта нефти

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6206
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6206 01
	Наименование ИВ	Насос для экспорта нефти

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6207
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6207 01
	Наименование ИВ	Насос для экспорта нефти

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6208
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6208 01
	Наименование ИВ	Насос для экспорта нефти

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6209
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6209 01
	Наименование ИВ	Рециркуляционные насосы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6210
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6210 01
	Наименование ИВ	Рециркуляционные насосы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6213
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6213 01
	Наименование ИВ	Факельный дренажный насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6214
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6214 01
	Наименование ИВ	Факельный дренажный насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6224
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6224 01
	Наименование ИВ	Факельный дренажный насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6225
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6225 01
	Наименование ИВ	Факельный дренажный насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ ИЗ	6701
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6701 01
	Наименование ИВ	Дожимной насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ ИЗ	6702
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6702 01
	Наименование ИВ	Дожимной насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ ИЗ	6703
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6703 01
	Наименование ИВ	Дожимной насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ ИЗ	6708
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6708 01
	Наименование ИВ	Дожимной насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	6709
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6709 01
	Наименование ИВ	Дожимной насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ ИЗ	6710
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6710 01
	Наименование ИВ	Дожимной насос

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.02
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.005556
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.175200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001051
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1269499
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0469536
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006132
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001927
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0003854
Всего, т/год	SUMMI	0.175200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000033
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0040256
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0014889
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000194
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000061
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000122
Всего, г/с	SUMGI	0.005556

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Месторождение
		Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7121
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7121 02
	Наименование ИВ	Средства перекачки продукции

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.03
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.008333
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.262800
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1904249
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0704304
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0009198
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002891
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005782
Всего, т/год	SUMMI	0.262642
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0060383
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0022333
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000292
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000183
Всего, г/с	SUMGI	0.008328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	
	производство	Месторождение
		Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7122
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7122 02
	Наименование ИВ	Средства перекачки продукции

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	Сырая нефть
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.03
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_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.008333
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.262800
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1904249
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0704304
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0009198
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002891
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005782
Всего, т/год	SUMMI	0.262642
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0060383
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0022333
Максимальный разовый выброс, г/с	0602 Бензол (64)	0.0000292
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000092
Максимальный разовый выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	0.0000183
Всего, г/с	SUMGI	0.008328

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	6133
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6133 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0500000
Всего, т/год	SUMMI	0.057975
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	6168
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6168 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-22 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение
Источники загрязнения	№ 12	6174
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6174 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-23 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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) $\_M\_ = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot \_T\_ / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	6180
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6180 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})	0.003829060
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}))	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	_G_ = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})	0.000041469
Валовый выброс, т/год	_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}))	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	6183
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6183 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-3 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	6184
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6184 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-4 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	6185
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6185 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-5 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	6186
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6186 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-8 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	6187
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6187 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-9 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	6188
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6188 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-11 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	6189
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6189 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-12 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (Kmax + Kmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + Tmax + Tmin))$$

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	6190
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6190 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-14 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (Kmax + Kmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + Tmax + Tmin))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (Kmax + Kmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + Tmax + Tmin))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (Kmax + Kmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + Tmax + Tmin))$$

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	6191
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6191 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-18 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (Kmax + Kmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + Tmax + Tmin))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (Kmax + Kmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + Tmax + Tmin))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{\_T} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6215
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6215 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{\_T} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{\_T} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6216
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6216 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

2025-365

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

2025-365

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	7109
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7109 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-21 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

2025-365

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

2025-365

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	7110
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7110 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-25 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

2026-365

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

2026-253.75

Месторождение

Источники загрязнения	месторождение № 12	7111
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг.выброс
	№ IV	7111 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-24 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	7112
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7112 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-6 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

2025-8760

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

2025-8760

Центральный пункт

подготовки нефти (ЦУПН)

Источники загрязнения	месторождение № IZ	6228
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг.выброс
	№ IV	6228 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	7120
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7120 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	7121
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7121 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	7122
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7122 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.35
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003829060
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.007974520
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1714	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	17.5
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	65.5
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000041469
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000862728
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0079745
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0008627
Всего, т/год	SUMMI	0.008837
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0038291
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиоэтиленгликоль) (336)	0.0000415
Всего, г/с	SUMGI	0.003871

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6133
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6133 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6168
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6168 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 22 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6174
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6174.03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-23 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6180
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6180 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источники загрязнения	№ ИЗ	6183
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источники выделения	№ IV	6183 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-3 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6184
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6184 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-4 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6185
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6185 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-5 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6186
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6186 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-8 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6187
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6187 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-9 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6188
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6188 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-11 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6189
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6189 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-12 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6190
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6190 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-14 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источники загрязнения	№ ИЗ	6191
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источники выделения	№ IV	6191 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-18 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (Krmax+Krmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546+Tmax+Tmin))$$

Центральный пункт
подготовки нефти (ЦУПН)

	месторождение	
Источник загрязнения	№ IZ	6215
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6215 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 Krmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (Krmax+Krmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546+Tmax+Tmin))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (Krmax+Krmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546+Tmax+Tmin))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (Krmax+Krmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546+Tmax+Tmin))$$

Центральный пункт
подготовки нефти (ЦУПН)

	месторождение	
Источник загрязнения	№ IZ	6216
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6216 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 Krmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (Krmax+Krmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546+Tmax+Tmin))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (Krmax+Krmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546+Tmax+Tmin))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

2026-365

2025-365

2024-158.75

Месторождение
Комсомольское

Источники загрязнения	№ IZ	7109
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источники выделения	№ IV	7109 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-21 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{MAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^3 \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G = 0.08 \cdot K_{MAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{CMAX} / (273 + T_{MAX})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T / (10^3 \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

2026-365

2025-365

2024-254.75

Месторождение
Комсомольское

Источники загрязнения	№ IZ	7110
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источники выделения	№ IV	7110.05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-25 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

2026-365

2025-253.75

2024-0

Месторождение
Комсомольское

Источники загрязнения	№ IZ	7111
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7111 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 24 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7112
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7112 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-6 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7120
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7120 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^3 \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источники загрязнения	№ IZ	7121
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источники выделения	№ IV	7121 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источники загрязнения	№ IZ	7122
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источники выделения	№ IV	7122 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента

	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 ЗВ, доля	XCH 1052	0.3
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	23.2
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	86.4
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.003282051
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.006835303
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.05
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000039823
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.000829467
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0068353
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0008295
Всего, т/год	SUMMI	0.007665
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0032821
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000398
Всего, г/с	SUMGI	0.003322

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	
Источники загрязнения	месторождение № IZ	6131
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6131 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-2 (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	
Источник загрязнения	месторождение	
	№ ИЗ	6167
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг. выброс
	№ IV	6167 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-22 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6173
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6173 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-23 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

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)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6181
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6181 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	
Источник загрязнения	месторождение	
	№ ИЗ	6183
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг. выброс
	№ IV	6183 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-3 (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	
Источники загрязнения	месторождение № IZ	6184
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6184 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-4 (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	
Источники загрязнения	месторождение № IZ Наименование ИЗА	6185 неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6185 01 Блок дозирования хим.реагента скважины G-5 (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	
Источник загрязнения	месторождение	
	№ ИЗ	6186
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг. выброс
	№ IV	6186 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-8 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	
Источник загрязнения	месторождение	
	№ ИЗ	6187
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг. выброс
	№ IV	6187 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-9 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	
Источники загрязнения	месторождение № IZ	6188
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6188 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-11 (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	
Источник загрязнения	месторождение	6189
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6189 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-12 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	
Источник загрязнения	месторождение	
	№ ИЗ	6190
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг. выброс
	№ IV	6190 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-14 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	
Источник загрязнения	месторождение	
	№ ИЗ	6191
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг. выброс
	№ IV	6191 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-18 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

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)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6215
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6215 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-1 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NI	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	T	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

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)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6216
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6216 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента P-2 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.025-305
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.025-305
Источники загрязнения	месторождение № IZ Наименование ИЗА	Месторождение Комсомольское 7109 неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	7109 01 Блок дозирования хим.реагента скважины К-21 (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NI	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	T	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.025-305
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.025-305
Источники загрязнения	месторождение № IZ Наименование ИЗА	Месторождение Комсомольское неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	7110 01 Блок дозирования хим.реагента скважины К-25 (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NI	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	T	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.025-365
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.025-253.75
Источники загрязнения	месторождение № IZ Наименование ИЗА	Месторождение Комсомольское неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	7111 01 Блок дозирования хим.реагента скважины К-24 (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7112
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7112 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-6 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	244
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.002444
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.015536
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	491
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.004914
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	524
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.005240
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.001889
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	1260
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.012600
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	4498
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.044977
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0155703
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0074784
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0101748
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007768
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001222
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0367239
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002444
Всего, т/год	SUMMI	0.071091
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.025-8750
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.025-8750
Источники загрязнения	месторождение № IZ	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН) 6228
Источника выделения	Наименование ИЗА № IV	неорг. выброс 6228 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NI	1
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	T	1558
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015580
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1558
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015580
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0054530
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007790
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.006232
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.001111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	
Источник загрязнения	месторождение	
	№ ИЗ	7120
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг. выброс
	№ IV	7120 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-1 (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	152
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001520
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	965
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.009650
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	305
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.003050
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	326
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.003260
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	117
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001170
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	783
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.007830
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	2794
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.027940
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0096740
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0046435
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0063225
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0004825
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000760
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0228180
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0001520
Всего, т/год	SUMMI	0.044169
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0031944
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0023611
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0047222
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002778
Всего, г/с	SUMGI	0.011806

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	Месторождение Комсомольское
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	
Источник загрязнения	месторождение	
	№ ИЗ	7121
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг.выброс
	№ IV	7121 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины (насос)

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	0
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.015540
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	0
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	0
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.001890
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	0
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	0
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парях , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot NI \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0060060
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000945
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007770
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.006878
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.001250

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.2

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7122
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7122 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины (насос)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	химреагенты
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с с двойными торцевыми уплотнениями или бессальниковые типа ЦНГ
Ульный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.01
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	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.087600
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор парафиноотложений	0
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор коррозии	1554
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.015540
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	биоцид	0
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	деэмульгатор	0
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	ингибитор солеотложений	189
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.001890
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.002778
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	Моноэтиленгликоль	0
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	80
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Наименование технологического потока: / время перекачки, час/год	депрессорная присадка	0
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot T) / 1000$	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.000000
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0060060
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0000945
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0007770
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.006878
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0009722
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001389
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.001250

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6132
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6132 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	$T_$	8760
Наименование оборудования	$_NAME_$	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование оборудования	$_NAME_$	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, т/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$M_{\text{г}} = G \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$G_{\text{г}} = C \cdot G / 100$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6167
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6167 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-22

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	$T_{\text{г}}$	8760
Наименование оборудования	$NAME_{\text{г}}$	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	$NAME_{\text{г}}$	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:	$NAME_{\text{г}}$	ингибитор парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C))\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, г/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6173
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6173 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-23

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, т/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6182
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6182 01
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	85
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)</i>	5
Концентрация 3В в парах, % масс	<i>CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)</i>	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	35
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)</i>	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	30
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	30
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	70
Валовый выброс, т/год	<i>0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	0.0732865
Валовый выброс, т/год	<i>1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	0.0791175
Валовый выброс, т/год	<i>1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	0.0874430
Валовый выброс, т/год	<i>1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)</i>	0.0041628
Валовый выброс, т/год	<i>2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)</i>	0.0041628
Валовый выброс, т/год	<i>2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	0.0582974
Валовый выброс, т/год	<i>2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)</i>	0.0083287
Всего, т/год	<i>SUMMI</i>	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)</i>	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)</i>	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)</i>	0.0002641
Всего, т/с	<i>SUMGI</i>	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6183
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6183 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-3

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, г/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$_M\_ = \_G\_ \cdot \_T\_ \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, т/с

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6184
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6184 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-4

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C))\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, т/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6185
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6185 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-5

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, т/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6186
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6186 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-8

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$NAME$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$NAME$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$NAME$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$NAME$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$NAME$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$NAME$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, т/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6187
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6187 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-9

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	$T_$	8760
Наименование оборудования	$_NAME_$	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование оборудования	$_NAME_$	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	85
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)</i>	5
Концентрация 3В в парах, % масс	<i>CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)</i>	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	35
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)</i>	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	дезэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	30
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	30
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	70
Валовый выброс, т/год	<i>0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	0.0732865
Валовый выброс, т/год	<i>1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	0.0791175
Валовый выброс, т/год	<i>1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	0.0874430
Валовый выброс, т/год	<i>1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)</i>	0.0041628
Валовый выброс, т/год	<i>2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)</i>	0.0041628
Валовый выброс, т/год	<i>2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	0.0582974
Валовый выброс, т/год	<i>2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)</i>	0.0083287
Всего, т/год	<i>SUMMI</i>	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)</i>	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)</i>	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	<i>2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)</i>	0.0002641
Всего, т/с	<i>SUMGI</i>	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6188
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6188 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-11

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	85
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)</i>	5
Концентрация 3В в парах, % масс	<i>CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)</i>	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	35
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)</i>	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)</i>	30
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)</i>	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)</i>	30
Концентрация 3В в парах , % масс	<i>CI 2750 Сольвент нефти (1149*)</i>	70
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0732865
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0791175
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0874430
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0582974
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0083287
Всего, т/год	<i>SUMMI</i>	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002641
Всего, т/с	<i>SUMGI</i>	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6189
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6189 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-12

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, т/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6190
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6190 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-14

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	дезэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, т/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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

$$\_G\_ = C I \cdot G / 100$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6191
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6191 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-18

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C))\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$\_NAME\_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, г/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$_G_ = CI \cdot G / 100$$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ 12	6215
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6215 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	$T_$	8760
Наименование оборудования	$_NAME_$	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование оборудования	$_NAME_$	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C))\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, г/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

$$M_{\text{г}} = G \cdot T_{\text{г}} \cdot 3600 / 10^6$$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$G_{\text{г}} = C \cdot G / 100$$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ 12	6216
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6216.02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	$T_{\text{г}}$	8760
Наименование оборудования	$NAME_{\text{г}}$	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	$NAME_{\text{г}}$	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:	$NAME_{\text{г}}$	ингибитор парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$NAME_{\text{г}}$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, г/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ 12	6216
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	6216.02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T	8760
Наименование оборудования	$NAME$	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование оборудования	$NAME$	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока:	$NAME$	ингибитор парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$NAME$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$NAME$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$NAME$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$NAME$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$NAME$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$NAME$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, г/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, т/с

$$_M\_ = G\_ \cdot T\_ \cdot 3600 / 10^6$$

$$_G\_ = Cl \cdot G / 100$$

2028-365

2025-365

Месторождение

Комсомольское

Источник загрязнения	№ 12	7109
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7109 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-21

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	T_	8760
Наименование оборудования	_NAME_	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование оборудования	_NAME_	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока:	_NAME_	ингибитор парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах, % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C)) (10)	10
Наименование технологического потока:	_NAME_	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)	5
Наименование технологического потока:	_NAME_	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Наименование технологического потока:	_NAME_	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Наименование технологического потока:	_NAME_	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Наименование технологического потока:	_NAME_	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	100
Наименование технологического потока:	_NAME_	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0732865
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0791175
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0874430
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0582974
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0083287
Всего, т/год	SUMMI	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002641
Всего, г/с	SUMGI	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Максимальный из разовых выброс, т/с
$$_G_ = Cl \cdot G / 100$$

2028-365

2025-365

Месторождение
Комсомольское

Источник загрязнения	№ 12	7110
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7110 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-25

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$Cl\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C))\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$Cl\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C))\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C))\ (10)$	0.0002641
Всего, г/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год

Максимальный из разовых выброс, т/с

$$_M\_ = G\_ \cdot T\_ \cdot 3600 / 10^6$$

$$_G\_ = Cl \cdot G / 100$$

2028-305

2005-253.75

Месторождение

Комсомольское

Источник загрязнения	месторождение № 12	7111
	Наименование ИЗА	1
Источника выделения	№ IV	0711 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-24

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация 3В в парах, % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Наименование технологического потока:	_NAME_	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)	5
Наименование технологического потока:	_NAME_	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Наименование технологического потока:	_NAME_	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Наименование технологического потока:	_NAME_	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Наименование технологического потока:	_NAME_	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	100
Наименование технологического потока:	_NAME_	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация 3В в парах , % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0732865
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0791175
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0874430
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0582974
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0083287
Всего, т/год	SUMMI	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозиленгликоль) (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0002641
Всего, г/с	SUMGI	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год
$$_M_ = _G_ \cdot _T_ \cdot 3600 / 10^6$$
Максимальный из разовых выброс, т/с
$$_G_ = CI \cdot G / 100$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	7112
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7112 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-6

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, г/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, г/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, г/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, г/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /\ в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, г/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /\ в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, г/с	$SUMGI$	0.009982

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

2028-8760

2025-8760

Центральный пункт
подготовки нефти (ЦУПН)

Источник загрязнения	месторождение № 12	6228
Источника выделения	Наименование ИЗА № IV	неорг.выброс 6228 03
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента

	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 парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	
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	
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.000000
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C))\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	
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	
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 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00000
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	$G = Gn / 3.6$	0.00000
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	
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 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	
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	
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 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	
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	
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 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	
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	
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 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0000000
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0291487
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0000000
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0000000
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0000000
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0000000
Всего, т/год	$SUMMI$	0.033312
Максимальный разовый выброс, г/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0009243
Максимальный разовый выброс, г/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0000000
Всего, г/с	$SUMGI$	0.001056

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	7120
	Наименование ИЗА	ЗРА и ФС
Источника выделения	№ IV	7120 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Среднее время работы данного оборудования, час/год	$T_$	8760
Наименование оборудования	$_NAME_$	ЗРА
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.012996
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.365
Наименование оборудования	$_NAME_$	ФС
Расчетная величина утечки, кг/час(таб.6.2)	Qn	0.000396
Расчетная доля уплотнений, потерявших герметичность, доли единицы(таб.6.2)	Xn	0.05
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор парафиноотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.000006
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	85
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	5
Концентрация 3В в парах, % масс	$CI\ 2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	10
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	35
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	биоцид
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	деэмульгатор
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	5
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	моноэтиленгликоль
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	100
Наименование технологического потока:	$_NAME_$	депрессорная присадка
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	$Gn = Xn \cdot Qn \cdot Nn$	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, т/с	$G = Gn / 3.6$	0.0000055
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	30
Концентрация 3В в парах , % масс	$CI\ 2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	70
Валовый выброс, т/год	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0732865
Валовый выброс, т/год	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0791175
Валовый выброс, т/год	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0874430
Валовый выброс, т/год	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0041628
Валовый выброс, т/год	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0582974
Валовый выброс, т/год	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0083287
Всего, т/год	$SUMMI$	0.314799
Максимальный разовый выброс, т/с	$0616\ Диметилбензол\ (смесь\ о-, м-, п- изомеров)\ (203)$	0.0023239
Максимальный разовый выброс, т/с	$1052\ Метанол\ (Метиловый\ спирт)\ (338)$	0.0025088
Максимальный разовый выброс, т/с	$1078\ Этан-1,2-диол\ (Гликоль,\ Этиленгликоль)\ (1444*)$	0.0027728
Максимальный разовый выброс, т/с	$1714\ 2-Меркаптоэтанол\ (Монотиозтиленгликоль)\ (336)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2729\ Композиция\ "Дон-52"\ /в\ пересчете\ на\ изопропанол/\ (315)$	0.0001320
Максимальный разовый выброс, т/с	$2750\ Сольвент\ нефтя\ (1149*)$	0.0018486
Максимальный разовый выброс, т/с	$2754\ Алканы\ C12-19\ /в\ пересчете\ на\ C/\ (Углеводороды\ предельные\ C12-C19\ (в\ пересчете\ на\ C);\ Растворитель\ РПК-265П)\ (10)$	0.0002641
Всего, т/с	$SUMGI$	0.009982

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

$$M = G \cdot T \cdot 3600 / 10^6$$
$$G = CI \cdot G / 100$$

Месторождение
Комсомольское

	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 парафиноотложений
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	0.000000
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Наименование технологического потока:	NAME	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Наименование технологического потока:	NAME	биоцид
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	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Наименование технологического потока:	NAME	деэмульгатор
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	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Наименование технологического потока:	NAME	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Наименование технологического потока:	NAME	моноэтиленгликоль
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	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	100
Наименование технологического потока:	NAME	депрессорная присадка
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	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0541315
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.062457
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0017165
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.001981

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

$$M = G \cdot T \cdot 3600 / 10^6$$
$$G = CI \cdot G / 100$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	7122 неогр. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	7122 08 Блок дозирования хим. реагента

	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 парафиноотложений
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	0.000000
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	85
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	5
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	10
Наименование технологического потока:	NAME	ингибитор коррозии
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	35
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	5
Наименование технологического потока:	NAME	биоцид
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	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Наименование технологического потока:	NAME	деэмульгатор
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	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	100
Наименование технологического потока:	NAME	ингибитор солеотложений
Общее количество данного оборудования ЗРА, шт.	Nn	2
Суммарная утечка всех компонентов, кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00949
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.00264
Общее количество данного оборудования ФС, шт.	Nn	1
Суммарная утечка всех компонентов , кг/час (6.1)	Gn = Xn · Qn · Nn	0.00002
Суммарная утечка всех компонентов, г/с	G = Gn / 3.6	0.0000055
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	30
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	5
Наименование технологического потока:	NAME	моноэтиленгликоль
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	CI 1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	100
Наименование технологического потока:	NAME	депрессорная присадка
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	CI 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	30
Концентрация ЗВ в парах, % масс	CI 2750 Сольвент нефти (1149*)	70
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0541315
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0041628
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.062457
Максимальный разовый выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0017165
Максимальный разовый выброс, г/с	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	1714 2-Меркаптоэтанол (Монотиозтиленгликоль) (336)	0.0001320
Максимальный разовый выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000000
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.001981

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	производство	м/р Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0101
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0101 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость спутника Р-1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	8
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	3
Производительность откачки, м3/час	QOT	3
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>В до оптимизации</i>	20
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	19
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	3.00
Коэффициент (Прил. 10)	KOV	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	3
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.0443
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.902
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0321260
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0118821
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001552
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000488
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000975
Всего, т/год	SUMMI	0.044310
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*)	0.6539194
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2418581
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0031586
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009927
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0019854
Всего, г/с	SUMGI	0.901915

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	производство	м/р Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0102
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0102 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость Спутника Р-2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	8
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	3
Производительность откачки, м3/час	QOT	3
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>В до оптимизации</i>	20
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	19
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	3.00
Коэффициент (Прил. 10)	KOV	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	3
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.0443
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.902
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0321260
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0118821
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001552
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000488
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000975
Всего, т/год	SUMMI	0.044310
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*)	0.6539194
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2418581
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0031586
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009927
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0019854
Всего, г/с	SUMGI	0.901915

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	производство	м/р Комсомольское
Источник загрязнения	№ ИЗ	0104
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0104 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость манифольда WDM-300

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	8
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	3
Производительность откачки, м3/час	QOT	3
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>В до оптимизации</i>	20
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	19
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	3.00
Коэффициент (Прил. 10)	KOV	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	3
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.0443
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.902
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0321260
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0118821
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001552
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000488
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000975
Всего, т/год	SUMMI	0.044310
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*)	0.6539194
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2418581
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0031586
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009927
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0019854
Всего, г/с	SUMGI	0.901915

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	производство	м/р Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0105
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0105 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость манифольда WDM-500

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	8
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	3
Производительность откачки, м3/час	QOT	3
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>В до оптимизации</i>	20
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	19
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	3.00
Коэффициент (Прил. 10)	KOV	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	3
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.0443
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.902
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0321260
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0118821
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001552
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000488
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000975
Всего, т/год	SUMMI	0.044310
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*)	0.6539194
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2418581
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0031586
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009927
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0019854
Всего, г/с	SUMGI	0.901915

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	производство	м/р Комсомольское
Источник загрязнения	№ ИЗ	0126
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0126 01
	Наименование ИВ	Бак уловленной нефти

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	8
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.63
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.9
Производительность закачки, м3/час	QZ	3
Производительность откачки, м3/час	QOT	3
Коэффициент	KPMAX	0.9
Общий объем резервуаров, м3	V	8
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>B до оптимизации</i>	21.2
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	20
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	3.18
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	3
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.0529
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	1.015
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0383102
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0141694
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001850
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000582
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0001163
Всего, т/год	SUMMI	0.052839
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*)	0.7356593
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2720904
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0035534
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0011168
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0022336
Всего, г/с	SUMGI	1.014654

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0208
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0208 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость 63 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
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	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	10
Производительность откачки, м3/час	QOT	10
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	63
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>В до оптимизации</i>	50
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	48
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	0.95
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	10
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.1108
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	3.008
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000004
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0803149
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0297052
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0003879
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001219
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002438
Всего, т/год	SUMMI	0.110774
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000010
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	2.1797312
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.8061937
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0105286
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0033090
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0066180
Всего, г/с	SUMGI	3.006382

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	0713
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0713 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость 25 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	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 Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	5
Производительность откачки, м3/час	QOT	5
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	25
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>В до оптимизации</i>	50
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	48
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	2.40
Коэффициент (Прил. 10)	KOV	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	5
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.1108
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	1.504
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000004
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0803149
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0297052
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0003879
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001219
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002438
Всего, т/год	SUMMI	0.110774
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.0898656
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.4030969
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0052643
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0016545
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0033090
Всего, г/с	SUMGI	1.503191

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	0714
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0714 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость 63 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
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	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	5
Производительность откачки, м3/час	QOT	5
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	63
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>В до оптимизации</i>	20
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	19
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	0.38
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	5
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.0443
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	1.504
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0321260
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0118821
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001552
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000488
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000975
Всего, т/год	SUMMI	0.044310
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.0898656
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.4030969
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0052643
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0016545
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0033090
Всего, г/с	SUMGI	1.503191

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

Источник загрязнения	производство	Приемный терминал
	№ IZ	0718
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
	№ IV	0718 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость лаборатории 10 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	10
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть из магистрального трубопровода и др. нефтепродукты при температуре закачиваемой жидкости, близкой к температуре воздуха
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	5
Производительность откачки, м3/час	QOT	5
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	10
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>В до оптимизации</i>	20
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	19
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	2.40
Коэффициент (Прил. 10)	KOV	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	5
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.0443
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	1.504
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0321260
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0118821
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001552
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000488
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000975
Всего, т/год	SUMMI	0.044310
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	1.0898656
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.4030969
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0052643
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0016545
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0033090
Всего, г/с	SUMGI	1.503191

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$\_M\_ = CI \cdot M / 100$$

$$\_G\_ = CI \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0242
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0242 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость 12.5 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	35
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.83
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	38
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	0.88
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Заглубленный
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	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	10
Производительность откачки, м3/час	QOT	10
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	12.5
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год до оптимизации	<i>В до оптимизации</i>	50
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	50
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	5.06
Коэффициент (Прил. 10)	KOV	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	10
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	375.031
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.1167
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	3.008
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000004
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0845420
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0312686
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0004084
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001283
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0002567
Всего, т/год	SUMMI	0.116604
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000010
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	2.1797312
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.8061937
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0105286
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0033090
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0066180
Всего, г/с	SUMGI	3.006382

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6133
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6133 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6168
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг.выброс
	№ IV	6168 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 22 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6174
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6174 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 23 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6180
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6180 02
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6183
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6183 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-3 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6184
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг.выброс
	№ IV	6184 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-4 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6185
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг.выброс
	№ IV	6185 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-5 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6186
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6186 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-8 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6187
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6187 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-9 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6188
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6188 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-11 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6189
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг.выброс
	№ IV	6189 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-12 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAX \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6190
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6190 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-14 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6191
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6191 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-18 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / ((102 \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (546 + TMAX + TMIN)))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6215
Источника выделения	Наименование ИЗА	неорг.выброс
	№ IV	6215 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kрmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6216
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6216 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента P-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-365
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-158.75
	производство	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	7109
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7109 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-21 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kрmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-365
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-254.75
	производство	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7110 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-25 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kрmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на алканы))	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-263.75
	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-9
	производство	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7111 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-24 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kрmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на С) (203)	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на С) (203)	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на С) (203)	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7112
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7112 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-6 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.26
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.11592
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00024
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00306
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00006
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01404
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00078
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002378
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000604
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0007791
Всего, т/год	SUMMI	0.001077
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7120
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7120 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.109
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kprg(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.16
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	ингибитор парафиноотложений
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.85
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.05
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в перес	0.1
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.07196
	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00015
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)		
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2729	32.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2729	105.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2729	60.1
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2729	0.786
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000045
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00190
	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00004
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)		
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2754	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2754	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2754	338
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2754	0.7696
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00026
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00871
	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00048
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)		
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0001476
Валовый выброс, т/год	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000375
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0004836
Всего, т/год	SUMMI	0.000669
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2729 Композиция "Дон-52" /в пересчете на изопропанол/ (315)	0.0000446
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчет	0.0002589
Всего, г/с	SUMGI	0.000315

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6133
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6133 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot XCH \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot xch \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6168
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6168 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 22 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$G_{\max} = 0.08 \cdot K_{R\max} \cdot XCH \cdot K_{P\max} \cdot V_{C\max} / (273 + T_{\max})$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\max} = 0.289 \cdot (K_{R\max} + K_{R\min}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{c\max} \cdot T_{\max} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\max} + T_{\min}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6174
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6174.04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-23 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\max} = 0.08 \cdot K_{R\max} \cdot XCH \cdot K_{P\max} \cdot V_{C\max} / (273 + T_{\max})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\max} = 0.289 \cdot (K_{R\max} + K_{R\min}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{c\max} \cdot T_{\max} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\max} + T_{\min}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{year} = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot x_{ch} \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{year} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6180
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6180 04
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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_year	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{max} = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{C_{MAX}} / (273 + T_{MAX})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{year} = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{Rmin}) \cdot x_{ch} \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{year} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6183
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6183.06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-3 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6184
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6184.06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-4 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot XCH \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot xch \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6185
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6185 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-5 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6186
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6186 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-8 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot XCH \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot xch \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6187
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6187 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-9 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6188
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6188 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-11 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot XCH \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot xch \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6189
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6189 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-12 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\max} = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot x_{ch} \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{\max} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6190
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6190.06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-14 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\max} = 0.08 \cdot K_{RMAX} \cdot XCH \cdot K_{PMAX} \cdot V_{C_{MAX}} / (273 + T_{MAX})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\max} = 0.289 \cdot (K_{Rmax} + K_{rmin}) \cdot x_{ch} \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot T_{\max} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6191
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6191.06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-18 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6215
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6215 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{Rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6216
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6216 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot X_{\text{CH}} \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{Rmin}}) \cdot x_{\text{ch}} \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$_M = 0.289 \cdot (Krmax+Krmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546+Tmax+Tmin))$$

2026-365

2025-365

2024-158.75

Месторождение
Комсомольское

Источники загрязнения	№ ИЗ	7109
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7109.06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 21 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 Krmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Концентрация ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (Krmax+Krmin) \cdot xch \cdot Kpsr \cdot Vcmax \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546+Tmax+Tmin))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

2026-365

2025-365

2024-254.75

Месторождение
Комсомольское

Источники загрязнения	№ ИЗ	7110
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7110.06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-25 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 закачки, 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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

2026-365

2025-253.75

2024-0

Месторождение
Комсомольское

Источники загрязнения	№ ИЗ	7111
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7111.06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 24 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$_G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / (273 + TMAX)$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$_M = 0.289 \cdot (K_{rmax} + K_{rmin}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{cmax} \cdot _T / (10^{-3} \cdot (546 + T_{max} + T_{min}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7112
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7112 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-6 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\text{max}} = 0.08 \cdot K_{\text{RMAX}} \cdot XCH \cdot K_{\text{PMAX}} \cdot V_{\text{CMAX}} / (273 + T_{\text{MAX}})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = 0.289 \cdot (K_{\text{Rmax}} + K_{\text{rmin}}) \cdot xch \cdot K_{\text{psr}} \cdot V_{\text{cmax}} \cdot T_{\text{max}} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\text{max}} + T_{\text{min}}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)

$$G_{\max} = 0.08 \cdot K_{R\max} \cdot XCH \cdot K_{P\max} \cdot V_{C\max} / (273 + T_{\max})$$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

$$M_{\max} = 0.289 \cdot (K_{R\max} + K_{R\min}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{c\max} \cdot T_{\max} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\max} + T_{\min}))$$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ ИЗ	7120
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7120 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	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 ЗВ, доля	XCH 1078	0.8
Константа Генри при минимальной температуре, мм рт ст	KRMIN	16.9
Константа Генри при максимальной температуре, мм рт ст	KRMAX	62.9
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	$G_{\max} = 0.08 \cdot K_{R\max} \cdot XCH \cdot K_{P\max} \cdot V_{C\max} / (273 + T_{\max})$	0.000637164
Валовый выброс, т/год	$M_{\max} = 0.289 \cdot (K_{R\max} + K_{R\min}) \cdot xch \cdot K_{psr} \cdot V_{c\max} \cdot T_{\max} / (10^{-3} \cdot (546 + T_{\max} + T_{\min}))$	0.013271465
Валовый выброс, т/год	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0132715
Всего, т/год	SUMMI	0.013272
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	1078 Этан-1,2-диол (Гликоль, Этиленгликоль) (1444*)	0.0006372
Всего, г/с	SUMGI	0.000637

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6133
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6133 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6168
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6168 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 22 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6174
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6174 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 23 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6180
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6180 05
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6183
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6183 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-3 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6184
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6184 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-4 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6185
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6185 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-5 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6186
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6186 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-8 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6187
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6187 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-9 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6188
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6188 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G- 11 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6189
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6189 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-12 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6190
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6190 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-14 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6191
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6191 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-18 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6215
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6215 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6216
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6216 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента P-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-365
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-158.75
	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7109
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7109 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-21 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-365
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-254.75
	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7110
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7110 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-25 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-253.75
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-0
	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7111
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7111 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-24 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi)) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	месторождение	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7112
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7112 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-6 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.351
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, B
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.61
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	биоцид
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.75
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.3
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 1052	80.40
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 1052	267.00
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 1052	32.04
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 1052	0.767
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^{-4} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000060
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.57310
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^{-2} \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00101
Валовый выброс, т/год	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0010052
Всего, т/год	SUMMI	0.001005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1052 Метанол (Метиловый спирт) (338)	0.0000603
Всего, г/с	SUMGI	0.000060

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6133
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6133 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G- 2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6168
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6168 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 22 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6174
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6174 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 23 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6180
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6180 06
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента на Р-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6183
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6183 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-3 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6184
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6184 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-4 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6185
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6185 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G- 5 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6186
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6186 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G- 8 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6187
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6187 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-9 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6188
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6188 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-11 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6189
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6189 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-12 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6190
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6190 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-14 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, B
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6191
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6191 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-18 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6215
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6215 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6216
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6216 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента P-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-365
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-158.75
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7109
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7109 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 21 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmax(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-365
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-254.75
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7110
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7110 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 25 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-253.75
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-0
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7111
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7111 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 24 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7112
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7112 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-6 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.375
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.49
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.90814
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00417
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0041734
Всего, т/год	SUMMI	0.004173
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7120
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7120 08
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.233
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	NN = B / (RO · V)	0.30
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	деэмульгатор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.877
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.85
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000087
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	1.18540
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00259
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0025927
Всего, т/год	SUMMI	0.002593
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6133
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6133 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G- 2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6183
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6183 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-3 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6184
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6184 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-4 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6185
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6185 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G- 5 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6186
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6186 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-8 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6187
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6187 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-9 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6188
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6188 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G- 11 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ ИЗ	6189
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6189 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-12 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6190
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6190 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-14 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6191
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6191_09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины G-18 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6168
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6168 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 22 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6174
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6174 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 23 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6180
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6180 07
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента на Р-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность заправки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время заправки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6215
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6215 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента Р-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6216
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6216 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента P-2 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpmах(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-365
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-158.75
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7109
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7109 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-21 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpсг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0,025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0,025-365
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0,024-254,75
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7110
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7110 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К- 25 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	025-365
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	025-253.75
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	024-0
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7111
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7111 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины К-24 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	А, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7112
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7112 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-6 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.175
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.23
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.01444
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00008
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.60352
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00160
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000839
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0016029
Всего, т/год	SUMMI	0.001687
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п 5.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Среднегодовые выбросы, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (102 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	7120
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	7120 09
	Наименование ИВ	Блок дозирования хим.реагента скважины I-1 (емкость блока дозирования хим.реагентов)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	выбросы многокомпонен
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течении года, т/год	B	0.109
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	20
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	42.9
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_	A, Б, В
Значение Kpsг(Прил.8)	KPSR	0.1
Значение Kpтaх(Прил.8)	KPM	0.1
Коэффициент	KPSR	0.1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.5
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.5
Коэффициент	KPMAX	0.1
Общий объем резервуаров, м3	V	0.4
Коэффициент	KB	1
Годовая оборачиваемость резервуара (4.1.13)	$NN = B / (RO \cdot V)$	0.14
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси вытесняемый из резервуаров во время закачки, м3/час	VCMAX	0.5
Нефтепродукт	NPNAME	депрессор
Плотность ингибитора, т/м3	RO	0.875
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.3
Состав ингибитора парафиноотложений, долях	X 2750 Сольвент нефти (1149*)	0.7
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 0616	4.90
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 0616	15.30
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 0616	106.17
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 0616	0.8802
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.000011
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.00897
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00005
Давление насыщенных паров чистого вещества при минимальной температуре, мм рт ст	PTMIN 2750	45.75
Давление насыщенных паров чистого вещества при максимальной температуре, мм рт ст	PTMAX 2750	108.75
Молярная масса вещества, кг/кмоль(Прил.2)	MR 2750	113.2
Плотность вещества, т/м3(Прил.2)	RO 2750	0.877
Максимальный из разовых выброс от одного резервуара, г/с (4.3.1)	$G = (0.445 \cdot PTMAXi \cdot Xi \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / (10^4 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (273 + TMAX))$	0.00009
	$M1 = 0.160 \cdot (PTMAXi \cdot KB + PTMINi) \cdot Xi \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B \cdot \Sigma(Xi/ROi)$	0.37495
Среднегодовые выбросы от одного резервуара, т/год (4.3.2)	$M = M1 / (10^2 \cdot \Sigma(Xi/MRi) \cdot (546 + TMAX + TMIN))$	0.00100
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000521
Валовый выброс, т/год	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0009958
Всего, т/год	SUMMI	0.001048
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000114
Максимальный из разовых выброс, г/с	2750 Сольвент нефти (1149*)	0.0000867
Всего, г/с	SUMGI	0.000098

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" ф.1.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-3}$

Источник загрязнения	производство	Приемный терминал
	№ ИЗ	0710
Источника выделения	Наименование ИЗА	Свеча
	№ IV	0710 01
	Наименование ИВ	Продувочная свеча

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Температура газа, °С	T_0	20
Плотность газа, кг/м ³	ρ	1.116
Количество продувок в год, раз	n	2
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м ³ К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.051
Экспериментальный коэффициент	Ck	3.2
Время срабатывания газа, сек	t	180
Площадь сечения продувочного вентиля, м ²	$f=3,14 \cdot d^2/4$	0.0019625
Температура газа, °К	$T=T0+273,15$	293.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м ³ /сек	$V1=V/(n \cdot t)$	0.009940451
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	5.06519793
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м ³	$V=(B \cdot f \cdot \tau \cdot Pcp \cdot n)/(T \cdot Z) + Ck$	3.578562338
Валовый выброс, т/год	$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$	0.0039937
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-3}$	11.0935432
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0333$	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0415$	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0416$	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0037664
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000178
Всего, т/год	SUMMI	0.003784
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	10.4620988
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0493663
Всего, г/с	SUMGI	10.511465

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" ф.1.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	производство	Приемный терминал
	№ IZ	0716
Источника выделения	Наименование ИЗА	Свеча
	№ IV	0716 01
	Наименование ИВ	Продувочная свеча

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Температура газа, °С	T_0	20
Плотность газа, кг/м ³	ρ	1.116
Количество продувок в год, раз	n	2
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м ³ К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.051
Экспериментальный коэффициент	Ck	3.2
Время срабатывания газа, сек	t	180
Площадь сечения продувочного вентиля, м ²	$f=3,14 \cdot d^2/4$	0.0019625
Температура газа, °К	$T=T0+273,15$	293.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м ³ /сек	$V1=V/(n \cdot t)$	0.009940451
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	5.06519793
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м ³	$V=(B \cdot f \cdot \tau \cdot Pcp \cdot n)/(T \cdot Z) + Ck$	3.578562338
Валовый выброс, т/год	$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$	0.0039937
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-3}$	11.0935432
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0333$	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0415$	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0416$	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0037664
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000178
Всего, т/год	SUMMI	0.003784
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	10.4620988
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0493663
Всего, г/с	SUMGI	10.511465

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" ф.1.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

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

Источник загрязнения	производство	Приемный терминал
	№ IZ	0717
Источника выделения	Наименование ИЗА	Свеча
	№ IV	0717 01
	Наименование ИВ	Продувочная свеча

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Температура газа, °С	T_0	20
Плотность газа, кг/м ³	ρ	1.116
Количество продувок в год, раз	n	2
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м ³ К/Мпа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.051
Экспериментальный коэффициент	Ck	3.2
Время срабатывания газа, сек	t	180
Площадь сечения продувочного вентиля, м ²	$f=3,14 \cdot d^2/4$	0.0019625
Температура газа, °К	$T=T0+273,15$	293.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м ³ /сек	$V1=V/(n \cdot t)$	0.009940451
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	5.06519793
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м ³	$V=(B \cdot f \cdot \tau \cdot Pcp \cdot n / (T \cdot Z)) + Ck$	3.578562338
Валовый выброс, т/год	$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$	0.0039937
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-3}$	11.0935432
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0333$	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0415$	94.31
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0416$	0.45
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0037664
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000178
Всего, т/год	SUMMI	0.003784
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	10.4620988
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0493663
Всего, г/с	SUMGI	10.511465

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" ф.1.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-1}$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0243
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0243 01
	Наименование ИВ	Продувочная свеча печи подогрева ПБТ-1,6МГЖ

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Температура газа, °С	T_0	20
Плотность газа, кг/м³	ρ	1.116
Количество продувок в год, раз	n	2
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м³К/МПа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.051
Экспериментальный коэффициент	Ck	3.2
Время срабатывания газа, сек	t	180
Площадь сечения продувочного вентиля, м²	$f=3,14 \cdot d^2/4$	0.0019625
Температура газа, °К	$T=T0+273,15$	293.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м³/сек	$V1=V/(n \cdot t)$	0.009940451
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	5.06519793
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м³	$V = (B \cdot f \cdot \tau \cdot Pcp \cdot n / (T \cdot Z) + Ck$	3.578562338
Валовый выброс, т/год	$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$	0.0039937
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-1}$	11.0935432
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0333$	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0415$	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0416$	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0039937
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.003994
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	11.0935432
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	11.093544

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" ф.1.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-1}$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0244
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0244 01
	Наименование ИВ	Продувочная свеча печи подогрева ПП-0,63АК

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Температура газа, °С	T_0	20
Плотность газа, кг/м³	ρ	1.116
Количество продувок в год, раз	n	2
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м³К/МПа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.051
Экспериментальный коэффициент	Ck	3.2
Время срабатывания газа, сек	t	180
Площадь сечения продувочного вентиля, м²	$f=3,14 \cdot d^2/4$	0.0019625
Температура газа, °К	$T=T0+273,15$	293.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м³/сек	$V1=V/(n \cdot t)$	0.009940451
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	5.06519793
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м³	$V = (B \cdot f \cdot \tau \cdot Pcp \cdot n / (T \cdot Z) + Ck$	3.578562338
Валовый выброс, т/год	$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$	0.0039937
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-1}$	11.0935432
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0333$	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0415$	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0416$	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0039937
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.003994
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	11.0935432
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	11.093544

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" ф.1.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-1}$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0245
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0245 01
	Наименование ИВ	Продувочная свеча печи подогрева ПБТ-1,6МГ

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Температура газа, °С	T_0	20
Плотность газа, кг/м³	ρ	1.116
Количество продувок в год, раз	n	2
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м³К/МПа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.051
Экспериментальный коэффициент	Ck	3.2
Время срабатывания газа, сек	t	180
Площадь сечения продувочного вентиля, м²	$f=3,14 \cdot d^2/4$	0.0019625
Температура газа, °К	$T=T0+273,15$	293.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м³/сек	$V1=V/(n \cdot t)$	0.009940451
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	5.06519793
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м³	$V = (B \cdot f \cdot \tau \cdot Pcp \cdot n / (T \cdot Z) + Ck$	3.578562338
Валовый выброс, т/год	$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$	0.0039937
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-1}$	11.0935432
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0333$	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0415$	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0416$	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0039937
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.003994
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	11.0935432
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	11.093544

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" ф.1.2

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-1}$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0246
	Наименование ИЗА	Свеча
Источника выделения	№ IV	0246 01
	Наименование ИВ	Продувочная свеча печи подогрева ПП-0,63А

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Температура газа, °С	T_0	20
Плотность газа, кг/м³	ρ	1.116
Количество продувок в год, раз	n	2
Диаметр (внутренний) свечи	d	0.05
Коэффициент сжимаемости газа	Z	0.98
Переводной коэффициент, м³К/МПа*с	B	3018.36
Среднее давление газа в трубопроводе при продувках, МПа	Pcp	0.051
Экспериментальный коэффициент	Ck	3.2
Время срабатывания газа, сек	t	180
Площадь сечения продувочного вентиля, м²	$f=3,14 \cdot d^2/4$	0.0019625
Температура газа, °К	$T=T0+273,15$	293.15
Объем сбрасываемого газа в единицу времени, м³/сек	$V1=V/(n \cdot t)$	0.009940451
Средняя скорость выхода газа из свечи, м/с	$w=V1/f$	5.06519793
Объем газа, выбрасываемого при продувках в атмосферу, м³	$V=(B \cdot f \cdot \tau \cdot Pcp \cdot n)/(T \cdot Z) + Ck$	3.578562338
Валовый выброс, т/год	$Gt=V \cdot p \cdot 10^{-3}$	0.0039937
Максимальный из разовых выброс, г/с	$Gc=V1 \cdot p \cdot 10^{-1}$	11.0935432
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0333$	0.00000309
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0415$	100.00
Концентрация ЗВ в парах газа, % масс	$CI\ 0416$	
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0039937
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.003994
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный разовый выброс, г/с	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	11.0935432
Максимальный разовый выброс, г/с	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	11.093544

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу на объектах транспорта и хранения газа" п.19

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_{\text{в}} = VR \cdot P_{\text{г}} \cdot 10^{-3} \cdot N$
$G_{\text{в}} = ((M_{\text{в}} / N) \cdot N1 \cdot TN / 20 \cdot 10^6) / (3600 \cdot T_{\text{с}})$

Источник загрязнения	производство	Приемный терминал
	№ IZ	0715
Источника выделения	Наименование	Свеча
	№ IV	0715 01
	Наименование	Вытяжная свеча

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Длина участка газопровода, м	L	4.00000
Диаметр газопровода, м	d	0.08000
Геометрический объем агрегата, м3	VK=L*3,14*d ² /4	0.02010
Количество одновременно обслуживаемых (работающих) агрегатов, шт.	N1	1
Максимальная продолжительность стравливания газа в течение 20 минут, в минутах	TN	36.8
Количество продувок в год, раз	n	2
Время стравливания газа из одного агрегата, час/год	T_{\text{с}}	1.22667
Атмосферное давление, МПа	PO	0.10133
Давление газа в агрегате перед стравливанием, МПа	PA	0.051
Температура газа в агрегате перед стравливанием, К	TA	303.0
Коэффициент сжимаемости газа при рабочих условиях	Z	1.00000
Плотность газа, кг/м3	P_{\text{г}}	1.11600
Температура газа при нуле град. С, К	TO	273.00000
Объем выброса при стравливании газа на 1 продувку, м3/год (3.1)	VR = VK \cdot (PA \cdot TO) / (PO \cdot TA \cdot Z)	0.00911
Валовый выброс, т/год (5.2)	M_{\text{в}} = VR \cdot P_{\text{г}} \cdot 10^{-3} \cdot n	0.00002
Максимальный разовый выброс, г/с	G_{\text{в}} = ((M_{\text{в}} / n) \cdot N1 \cdot TN / 20 \cdot 10^6) / (3600 \cdot T_{\text{с}})	0.00424
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000203
Всего, т/год	SUMMI	0.000020
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0042378
Всего, г/с	SUMGI	0.004238

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	6148 неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6148 01 Мерник №1

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	60
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.3
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	70
Количество резервуаров данного типа	NR	2
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть при температуре закачиваемой жидкости, не превышающей 30 °С по сравнению с температурой воздуха (Б)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.67
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.95
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.1372
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.096
Коэффициент	KPMAX	0.95
Общий объем резервуаров, м3	V	140
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	119
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.07
Коэффициент (Прил. 10)	KOV	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	0.1372
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.23
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.043
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1694385
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0626684
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0008184
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002572
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005144
Всего, т/год	SUMMI	0.233697
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000015
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0310554
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0114861
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0001500
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000471
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000943
Всего, г/с	SUMGI	0.042833

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	6149 неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6149 01 Мерник №2

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	60
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.3
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	28
Количество резервуаров данного типа	NR	5
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть при температуре закачиваемой жидкости, не превышающей 30 °С по сравнению с температурой воздуха (Б)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.1372
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.096
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	140
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	119
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.07
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	0.1372
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.24
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.045
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1770253
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0654744
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0008551
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002687
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005375
Всего, т/год	SUMMI	0.244161
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000015
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0326899
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0120907
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0001579
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000496
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000993
Всего, г/с	SUMGI	0.045087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	6160 неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6160 01 Мерник №3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	60
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.3
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	28
Количество резервуаров данного типа	NR	5
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть при температуре закачиваемой жидкости, не превышающей 30 °С по сравнению с температурой воздуха (Б)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.1372
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.096
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	140
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	119
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.07
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	0.1372
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.24
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.045
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1770253
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0654744
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0008551
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002687
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005375
Всего, т/год	SUMMI	0.244161
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000015
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0326899
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0120907
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0001579
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000496
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000993
Всего, г/с	SUMGI	0.045087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	6161 неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6161 01 Мерник №4

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	60
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.3
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	28
Количество резервуаров данного типа	NR	5
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть при температуре закачиваемой жидкости, не превышающей 30 °С по сравнению с температурой воздуха (Б)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.1372
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.096
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	140
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	119
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.07
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	0.1372
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.24
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.045
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1770253
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0654744
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0008551
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002687
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005375
Всего, т/год	SUMMI	0.244161
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000015
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0326899
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0120907
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0001579
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000496
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000993
Всего, г/с	SUMGI	0.045087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	6162 неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6162 01 Мерник №5

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	60
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.3
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	28
Количество резервуаров данного типа	NR	5
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть при температуре закачиваемой жидкости, не превышающей 30 °С по сравнению с температурой воздуха (Б)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.1372
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.096
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	140
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	119
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.07
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	0.1372
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.24
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.045
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1770253
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0654744
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0008551
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002687
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005375
Всего, т/год	SUMMI	0.244161
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000015
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0326899
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0120907
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0001579
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000496
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000993
Всего, г/с	SUMGI	0.045087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	6163 неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6163 01 Мерник №6

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	60
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.3
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	28
Количество резервуаров данного типа	NR	5
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть при температуре закачиваемой жидкости, не превышающей 30 °С по сравнению с температурой воздуха (Б)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.1372
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.096
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	140
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	119
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.07
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	0.1372
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.24
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.045
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1770253
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0654744
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0008551
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002687
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005375
Всего, т/год	SUMMI	0.244161
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000015
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0326899
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0120907
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0001579
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000496
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000993
Всего, г/с	SUMGI	0.045087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	6164 неорг. выброс
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	6164 01 Мерник №7

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	60
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.3
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	28
Количество резервуаров данного типа	NR	5
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	Нефть при температуре закачиваемой жидкости, не превышающей 30 °С по сравнению с температурой воздуха (Б)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	0.1372
Производительность откачки, м3/час	QOT	0.096
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	140
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	119
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	1.07
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	2.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	0.1372
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	0.24
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	0.045
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1770253
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0654744
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0008551
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002687
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0005375
Всего, т/год	SUMMI	0.244161
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000015
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0326899
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0120907
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0001579
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000496
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000993
Всего, г/с	SUMGI	0.045087

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOB \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0234
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0234 01
	Наименование ИВ	Резервуар нефти V-2000 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.1
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	2000
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 (А)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.56
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	23.86
Производительность откачки, м3/час	QOT	16.7
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	2000
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	93100
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	58.87
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	1.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	23.86
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	83.03
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	5.311
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000285
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	60.1604203
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	22.2508869
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.2905899
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0913283
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.1826565
Всего, т/год	SUMMI	82.975910
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000018
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	3.8483024
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	1.4233302
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0185883
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0058420
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0116841
Всего, г/с	SUMGI	5.307749

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	0235 Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	0235 01 Резервуар нефти V-2000 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.1
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	2000
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 (А)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.56
Значение Kpm(Прил.8)	KPM	0.8
Производительность закачки, м3/час	QZ	23.86
Производительность откачки, м3/час	QOT	16.7
Коэффициент	KPMAX	0.8
Общий объем резервуаров, м3	V	2000
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	93100
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	58.87
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	1.5
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	23.86
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	83.03
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	5.311
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000285
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	60.1604203
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	22.2508869
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.2905899
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0913283
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.1826565
Всего, т/год	SUMMI	82.975910
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000018
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	3.8483024
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	1.4233302
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0185883
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0058420
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0116841
Всего, г/с	SUMGI	5.307749

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	0703
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0703 01
	Наименование ИВ	Резервуар нефти V-100 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.1
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	100
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 (А)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	4.77
Производительность откачки, м3/час	QOT	3.44
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	100
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	37240
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	470.98
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	1.35
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	4.77
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	37.36
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	1.327
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000128
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	27.0721891
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	10.0128991
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.1307655
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0410977
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0821954
Всего, т/год	SUMMI	37.339160
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.9616724
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.3556834
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0046451
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0014599
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0029198
Всего, г/с	SUMGI	1.326381

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	0704 Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	0704 01 Резервуар нефти V-100 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.1
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	100
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 (А)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	4.77
Производительность откачки, м3/час	QOT	3.44
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	100
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	37240
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	470.98
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	1.35
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	4.77
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	37.36
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	1.327
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000128
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	27.0721891
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	10.0128991
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.1307655
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0410977
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0821954
Всего, т/год	SUMMI	37.339160
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.9616724
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.3556834
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0046451
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0014599
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0029198
Всего, г/с	SUMGI	1.326381

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	0705 Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	0705 01 Резервуар нефти V-100 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.1
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	100
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 (А)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	4.77
Производительность откачки, м3/час	QOT	3.44
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	100
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	37240
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	470.98
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	1.35
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	4.77
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	37.36
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	1.327
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000128
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	27.0721891
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	10.0128991
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.1307655
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0410977
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0821954
Всего, т/год	SUMMI	37.339160
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.9616724
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.3556834
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0046451
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0014599
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0029198
Всего, г/с	SUMGI	1.326381

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	0706
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0706 01
	Наименование ИВ	Резервуар нефти V-100 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.1
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	100
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 (А)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	4.77
Производительность откачки, м3/час	QOT	3.44
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	100
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	37240
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	470.98
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	1.35
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	4.77
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	37.36
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	1.327
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000128
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	27.0721891
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	10.0128991
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.1307655
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0410977
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0821954
Всего, т/год	SUMMI	37.339160
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.9616724
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.3556834
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0046451
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0014599
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0029198
Всего, г/с	SUMGI	1.326381

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

1. Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)

Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль

Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)

Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)

Среднегодовые выбросы, т/год (5.2.5)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)

$$NN = B / (RO \cdot V)$$

$$MRS = 0.6 \cdot TKIP + 45$$

$$M = 0.294 \cdot PS \cdot MRS \cdot (KTMAX \cdot KB + KTMIN) \cdot KPSR \cdot KOV \cdot B / (10^7 \cdot RO)$$

$$G = (0.163 \cdot PS \cdot MRS \cdot KTMAX \cdot KPMAX \cdot KB \cdot VCMAX) / 10^4$$

$$_M = CI \cdot M / 100$$

$$_G = CI \cdot G / 100$$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ Наименование ИЗА	0707 Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV Наименование ИВ	0707 01 Резервуар нефти V-100 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы паров нефти и бензинов
Нефтепродукт	NPNAME	товарная нефть
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	30
Коэффициент Kt (Прил.7) мин.	KTMIN	0.74
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	50
Коэффициент Kt (Прил.7) макс.	KTMAX	1.1
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", ССВ - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный горизонтальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	100
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 (А)
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.7
Значение Kptax(Прил.8)	KPM	1
Производительность закачки, м3/час	QZ	4.77
Производительность откачки, м3/час	QOT	3.44
Коэффициент	KPMAX	1
Общий объем резервуаров, м3	V	100
Количество жидкости закачиваемое в резервуар в течение года, т/год	B	37240
Плотность смеси, т/м3	RO	0.7907
Годовая оборачиваемость резервуара (5.1.8)	NN	470.98
Коэффициент (Прил. 10)	KOB	1.35
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его закачки, м3/час	VCMAX	4.77
Давление паров смеси, мм.рт.ст.	PS	222
Коэффициент	KB	1
Температура начала кипения смеси, гр.С	TKIP	41.50
Молекулярная масса паров смеси, кг/кмоль	MRS	69.9
Среднегодовые выбросы паров нефтепродукта, т/год (5.2.2)	M	37.36
Максимальный из разовых выброс паров нефтепродукта, г/с (5.2.1)	G	1.327
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация 3В в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000128
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	27.0721891
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	10.0128991
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.1307655
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0410977
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0821954
Всего, т/год	SUMMI	37.339160
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.9616724
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.3556834
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0046451
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0014599
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0029198
Всего, г/с	SUMGI	1.326381

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

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

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0236
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0236 01
	Наименование ИВ	Резервуар пластовой воды V-1000 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	5
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	40
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	1.8
Число рабочих часов в году	_T_	8760
Режим эксплуатации	_NAME_	"мерник", CSV - отсутствуют
Конструкция резервуаров	_NAME_	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	1000
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	_NAME_	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.58
Значение Kpm(Прил.8)	KPM	0.83
Коэффициент	KPMAX	0.83
Общий объем резервуаров, м3	V	1000
Концентрация ЗВ, % масс	XCH 0415	100
Определение константы Генри при Tmin	TGMIN	24
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	TEMIN	20
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	TEMAX	25
Значение константы Генри при Tmin, Eemin*10 ⁻⁶ мм.рт.ст(Прил.4)	EEMIN	19.7
Значение константы Генри при Tmin, мм.рт.ст	EEMIN = EEMIN · 10 ⁻⁶	0.0000197
Значение константы Генри при Tmax, Eemax*10 ⁻⁶ мм.рт.ст(Прил.4)	EEMAX	39.5
Значение константы Генри при Tmax, мм.рт.ст	EEMAX = EEMAX · 10 ⁻⁶	0.0000395
Значение константы Генри при заданной температуре	KR	0.0000395
Коэффициент	KRMIN	0.0000395
Определение константы Генри при Tmax	TGMAX	51
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	TEMIN	5
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	TEMAX	40
Значение константы Генри при Tmin, Eemin*10 ⁻⁶ мм.рт.ст(Прил.4)	EEMIN	19.7
Значение константы Генри при Tmin, мм.рт.ст	EEMIN	0.0000197
Значение константы Генри при Tmax, Eemax*10 ⁻⁶ мм.рт.ст(Прил.4)	EEMAX	39.5
Значение константы Генри при Tmax, мм.рт.ст	EEMAX	0.0000395
Значение константы Генри при заданной температуре	KR	0.0000395
Коэффициент	KRMAX	0.0000395
Промежуточный расчет	M1 = 0.289 · (KRMAX + KRMIN) · XCH · KPSR · VCMAX	0.0024
Промежуточный расчет	M = M · _T_ / (10 ⁵ · (546 + TMAX + TMIN))	0.000000353
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	G = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / ((273 + TMAX) · 100)	0.000000018
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	_M_ = 0.289*(Krmax+Krmin)*xch*Kpsr*Vcmax*_T_/(10 ⁵ *(546+Tmax+Tmin))	0.000000353
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.000000353
Всего, т/год	SUMMI	0.00000035
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.000000018
Всего, г/с	SUMGI	0.00000002

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005 Расчеты по п. 5

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)

$G = 0.08 \cdot KRMAX \cdot XCH \cdot KPMAX \cdot VCMAX / ((273 + TMAX) \cdot 100)$

Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)

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

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0237
	Наименование ИЗА	Дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0237 01
	Наименование ИВ	Резервуар пластовой воды V-1000 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выброса	VV	Выбросы газов из водных растворов
Минимальная температура смеси, гр.С	TMIN	5
Максимальная температура смеси, гр.С	TMAX	40
Максимальный объем паровоздушной смеси, вытесняемой из резервуара во время его заправки, м3/час	VCMAX	1.8
Число рабочих часов в году	T	8760
Режим эксплуатации	NAME	"мерник", CSV - отсутствуют
Конструкция резервуаров	NAME	Наземный вертикальный
Объем одного резервуара данного типа, м3	VI	1000
Количество резервуаров данного типа	NR	1
Количество групп одноцелевых резервуаров	KNR	1
Категория веществ	NAME	водные растворы
Значение Kpsr(Прил.8)	KPSR	0.58
Значение Kpm(Прил.8)	KPM	0.83
Коэффициент	KPMAX	0.83
Общий объем резервуаров, м3	V	1000
Концентрация ЗВ, % масс	XCH 0415	100
Определение константы Генри при Tmin	TGMIN	24
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	TEMIN	20
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	TEMAX	25
Значение константы Генри при Tmin, Eemin*10 ⁻⁶ мм.рт.ст(Прил.4)	EEMIN	19.7
Значение константы Генри при Tmin, мм.рт.ст	EEMIN = EEMIN · 10 ⁻⁶	0.0000197
Значение константы Генри при Tмах, Eemax*10 ⁻⁶ мм.рт.ст.(Прил.4)	EEMAX	39.5
Значение константы Генри при Tмах, мм.рт.ст	EEMAX = EEMAX · 10 ⁻⁶	0.0000395
Значение константы Генри при заданной температуре	KR	0.0000395
Коэффициент	KRMIN	0.0000395
Определение константы Генри при Tмах	TGMAX	51
Нижнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	TEMIN	5
Верхнее значение температурного диапазона, гр.С(Прил.4)	TEMAX	40
Значение константы Генри при Tmin, Eemin*10 ⁻⁶ мм.рт.ст(Прил.4)	EEMIN	19.7
Значение константы Генри при Tmin, мм.рт.ст	EEMIN	0.0000197
Значение константы Генри при Tмах, Eemax*10 ⁻⁶ мм.рт.ст.(Прил.4)	EEMAX	39.5
Значение константы Генри при Tмах, мм.рт.ст	EEMAX	0.0000395
Значение константы Генри при заданной температуре	KR	0.0000395
Коэффициент	KRMAX	0.0000395
Промежуточный расчет	M1 = 0.289 · (KRMAX + KRMIN) · XCH · KPSR · VCMAX	0.0024
Промежуточный расчет	M = M · T / (10 ⁵ · (546 + TMAX + TMIN))	0.000000353
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	G = 0.08 · KRMAX · XCH · KPMAX · VCMAX / ((273 + TMAX) · 100)	0.000000018
Среднегодовые выбросы, т/год (5.5.2)	M = 0.289 · (Krmax+Krmin) · xch · Kpsr · Vcmax · T / (10 ⁵ · (546+Tmax+Tmin))	0.000000353
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.000000353
Всего, т/год	SUMMI	0.00000035
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.5.1)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.000000018
Всего, г/с	SUMGI	0.00000002

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п. 5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	0708
	Наименование ИЗА	дефлектор
Источника выделения	№ IV	0708 01
	Наименование ИВ	Заточной станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Заточные станки, d-200мм
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	365
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NSI	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.012
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2930	0.008
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0031536
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$	0.0024
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0031536
Валовый выброс, т/год	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0021024
Всего, т/год	SUMMI	0.005256
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0024000
Максимальный разовый выброс, г/с	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0016000
Всего, г/с	SUMGI	0.004000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п. 5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	6152
Источника выделения	№ IV	неорг.выброс
	Наименование ИВ	6152 01
		Точильный станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Заточные станки, d-200мм
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	365
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NSI	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.012
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2930	0.008
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0031536
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$	0.0024
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0031536
Валовый выброс, т/год	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0021024
Всего, т/год	SUMMI	0.005256
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0024000
Максимальный разовый выброс, г/с	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0016000
Всего, г/с	SUMGI	0.004000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п. 5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	ПСПН
Источник загрязнения	№ IZ	6404
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6404 01
	Наименование ИВ	Заточной станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Заточные станки, d-100мм
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	100
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NSI	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.006
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2930	0.004
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.000432
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$	0.0012
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0004320
Валовый выброс, т/год	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0002880
Всего, т/год	SUMMI	0.000720
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0012000
Максимальный разовый выброс, г/с	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0008000
Всего, г/с	SUMGI	0.002000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п. 5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6904
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6904 01
	Наименование ИВ	Заточной станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Заточные станки, d-150мм
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	365
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	2
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NSI	2
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.008
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2930	0.006
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0042048
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$	0.0032
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0042048
Валовый выброс, т/год	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0031536
Всего, т/год	SUMMI	0.007358
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0032000
Максимальный разовый выброс, г/с	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0024000
Всего, г/с	SUMGI	0.005600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п. 5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6912
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6912 01
	Наименование ИВ	Заточной станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Заточные станки, d-150мм
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	365
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	2
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NSI	2
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.008
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2930	0.006
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0042048
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$	0.0032
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0042048
Валовый выброс, т/год	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0031536
Всего, т/год	SUMMI	0.007358
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0032000
Максимальный разовый выброс, г/с	2930 Пыль абразивная (Корунд белый, Монокорунд) (1027*)	0.0024000
Всего, г/с	SUMGI	0.005600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	0708
	Наименование ИЗА	дефлектор
Источника выделения	№ IV	0708 02
	Наименование ИВ	Токарный станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Токарный станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	365
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NS1	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.203
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0533484
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0406
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0533484
Всего, т/год	SUMMI	0.053348
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0406000
Всего, г/с	SUMGI	0.040600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Месторождение
Источник загрязнения	№ IZ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6153 01
	Наименование ИВ	Отрезной станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Отрезной станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	60
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	2
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NS1	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.203
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0175392
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0406
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0175392
Всего, т/год	SUMMI	0.017539
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0406000
Всего, г/с	SUMGI	0.040600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T_{\text{ф}} \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Месторождение
Источник загрязнения	№ ИЗ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	6154
Источника выделения	№ IV	неорг.выброс
	Наименование ИВ	6154 01
		Отрезной станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Отрезной станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	60
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	2
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NS1	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.203
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T_{\text{ф}} \cdot KOLIV / 10^6$	0.0175392
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0406
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0175392
Всего, т/год	SUMMI	0.017539
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0406000
Всего, г/с	SUMGI	0.040600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6902
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6902 01
	Наименование ИВ	Сверлильный станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Сверлильный станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудовани	T	40
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	3
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NSI	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.007
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0006048
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NSI$	0.0014
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0006048
Всего, т/год	SUMMI	0.000605
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0014000
Всего, г/с	SUMGI	0.001400

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6903
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6903 01
	Наименование ИВ	Токарный станок BVB 25L

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Токарный станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	20
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	2
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NS1	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.203
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0058464
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0406
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0058464
Всего, т/год	SUMMI	0.005846
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0406000
Всего, г/с	SUMGI	0.040600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T_{\text{г}} \cdot KOLIV_{\text{г}} / 10^6$

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6907
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6907 01
	Наименование ИВ	Отрезной станок

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Отрезной станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	200
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NS1	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.203
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T_{\text{г}} \cdot KOLIV_{\text{г}} / 10^6$	0.029232
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0406
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0292320
Всего, т/год	SUMMI	0.029232
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0406000
Всего, г/с	SUMGI	0.040600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6908
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6908 01
	Наименование ИВ	Отрезной станок (болгарка)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Отрезной станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудовани	T	365
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NS1	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.203
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0533484
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0406
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0533484
Всего, т/год	SUMMI	0.053348
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0406000
Всего, г/с	SUMGI	0.040600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6909
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6909 01
	Наименование ИВ	Отрезной станок (болгарка)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Отрезной станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудования	T	365
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NS1	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.203
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0533484
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0406
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0533484
Всего, т/год	SUMMI	0.053348
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0406000
Всего, г/с	SUMGI	0.040600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6910
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6910 01
	Наименование ИВ	Отрезной станок (болгарка)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Отрезной станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудовани	T	365
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NS1	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.203
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0533484
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0406
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0533484
Всего, т/год	SUMMI	0.053348
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0406000
Всего, г/с	SUMGI	0.040600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при механической обработке металлов (по величинам удельных выбросов) РНД 211.2.02.06-2004 п.5.3

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6911
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6911 01
	Наименование ИВ	Отрезной станок (болгарка)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технология обработки	NAME	Механическая обработка металлов
Местный отсос пыли	NAME	нет
Охлаждение	NAME	нет
Вид оборудования	NAME	Отрезной станок
Фактический годовой фонд времени работы одной единицы оборудовани	T	365
Число станков данного типа, шт.	KOLIV	1
Число станков данного типа, работающих одновременно, шт.	NS1	1
Удельный выброс, г/с (табл. 1)	GV2902	0.203
Коэффициент гравитационного оседания (п. 5.3.2)	KN	0.2
Валовый выброс, т/год (1)	$M = 3600 \cdot KN \cdot GV \cdot T \cdot KOLIV / 10^6$	0.0533484
Максимальный из разовых выброс, г/с (2)	$G = KN \cdot GV \cdot NS1$	0.0406
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0533484
Всего, т/год	SUMMI	0.053348
Максимальный разовый выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0406000
Всего, г/с	SUMGI	0.040600

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при нанесении лакокрасочных материалов (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.05-2004. Астана, 2005

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6157
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6157 01
	Наименование ИВ	Окрасочные работы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технологический процесс	NAME	окраска и сушка
Марка ЛКМ	NAME	Грунтовка ГФ-021
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	MS	2.028
Время работы, час	T	1000
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы оборудования, кг	MS1	2.02800
Способ окраски	NAME	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	F2	45
Примесь	NAME	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	100
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.9126000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.2535000
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	NAME	Окрасочный аэрозоль
Примесь	NAME	2902 Взвешенные частицы (116)
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	DK	30
Коэффициент оседания	KOC	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$M_ = KOC \cdot MS \cdot (100-F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.334620
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$G_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100-F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^4)$	0.092950
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.9126000
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.3346200
Всего, т/год	SUMMI	1.247220
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.2535000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0929500
Всего, г/с	SUMGI	0.346450

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при нанесении лакокрасочных материалов (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.05-2004. Астана, 2005

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ I2	6157
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6157 02
	Наименование ИВ	Окрасочные работы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технологический процесс	NAME	окраска и сушка
Марка ЛКМ	NAME	Эмаль ПФ-115
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	MS	1.144
Время работы, час	T	1000
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы оборудования, кг	MS1	1.14400
Способ окраски	NAME	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	F2	45
Примесь	NAME	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.2574000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0715000
Примесь	NAME	2752 Уайт-спирит (1294*)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.2574000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0715000
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	NAME	Окрасочный аэрозоль
Примесь	NAME	2902 Взвешенные частицы (116)
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	DK	30
Коэффициент оседания	KOC	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$M_ = KOC \cdot MS \cdot (100-F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.188760
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$G_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100-F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^4)$	0.052433
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.2574000
Валовый выброс, т/год	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.2574000
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.1887600
Всего, т/год	SUMMI	0.703560
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0715000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.0715000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0524333
Всего, г/с	SUMGI	0.195433

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при нанесении лакокрасочных материалов (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.05-2004. Астана, 2005

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	ПСПН
Источник загрязнения	№ IZ	6403
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6403 01
	Наименование ИВ	Окрасочные работы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технологический процесс	NAME	окраска и сушка
Марка ЛКМ	NAME	Эмаль ПФ-115
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	MS	0.054
Время работы, час	T	1000
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы оборудования, кг	MS1	0.05400
Способ окраски	NAME	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	F2	45
Примесь	NAME	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0121500
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0033750
Примесь	NAME	2752 Уайт-спирит (1294*)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0121500
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0033750
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	NAME	Окрасочный аэрозоль
Примесь	NAME	2902 Взвешенные частицы (116)
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	DK	30
Коэффициент оседания	KOC	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$M_ = KOC \cdot MS \cdot (100-F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.008910
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$G_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100-F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^4)$	0.002475
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0121500
Валовый выброс, т/год	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.0121500
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0089100
Всего, т/год	SUMMI	0.033210
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0033750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.0033750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0024750
Всего, г/с	SUMGI	0.009225

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при нанесении лакокрасочных материалов (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.05-2004. Астана, 2005

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	ПСПН
Источник загрязнения	№ I2	6403
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6403 02
	Наименование ИВ	Окрасочные работы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технологический процесс	NAME	окраска и сушка
Марка ЛКМ	NAME	Эмаль ПФ-115
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	MS	0.054
Время работы, час	T	1000
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы оборудования, кг	MS1	0.05400
Способ окраски	NAME	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	F2	45
Примесь	NAME	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0121500
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0033750
Примесь	NAME	2752 Уайт-спирит (1294*)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0121500
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0033750
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	NAME	Окрасочный аэрозоль
Примесь	NAME	2902 Взвешенные частицы (116)
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	DK	30
Коэффициент оседания	KOC	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$M_ = KOC \cdot MS \cdot (100-F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.008910
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$G_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100-F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^4)$	0.002475
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0121500
Валовый выброс, т/год	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.0121500
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0089100
Всего, т/год	SUMMI	0.033210
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0033750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.0033750
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0024750
Всего, г/с	SUMGI	0.009225

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при нанесении лакокрасочных материалов (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.05-2004. Астана, 2005

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ IZ	6906
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6906 01
	Наименование ИВ	Окрасочные работы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технологический процесс	NAME	окраска и сушка
Марка ЛКМ	NAME	Эмаль ПФ-115
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	MS	0.18
Время работы, час	T	1000
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы оборудования, кг	MS1	0.18000
Способ окраски	NAME	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	F2	45
Примесь	NAME	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0405000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0112500
Примесь	NAME	2752 Уайт-спирит (1294*)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0405000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0112500
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	NAME	Окрасочный аэрозоль
Примесь	NAME	2902 Взвешенные частицы (116)
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	DK	30
Коэффициент оседания	KOC	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$M_ = KOC \cdot MS \cdot (100-F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.029700
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$G_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100-F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^4)$	0.008250
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0405000
Валовый выброс, т/год	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.0405000
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0297000
Всего, т/год	SUMMI	0.110700
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0112500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.0112500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0082500
Всего, г/с	SUMGI	0.030750

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при нанесении лакокрасочных материалов (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.05-2004. Астана, 2005

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Новый вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ I2	6906
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6906 02
	Наименование ИВ	Окрасочные работы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технологический процесс	NAME	окраска и сушка
Марка ЛКМ	NAME	Эмаль ПФ-115
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	MS	0.18
Время работы, час	T	1000
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы оборудования, кг	MS1	0.18000
Способ окраски	NAME	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	F2	45
Примесь	NAME	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0405000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0112500
Примесь	NAME	2752 Уайт-спирит (1294*)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	50
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_ = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0405000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_ = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	0.0112500
Расчет выбросов окрасочного аэрозоля:	NAME	Окрасочный аэрозоль
Примесь	NAME	2902 Взвешенные частицы (116)
Доля аэрозоля при окраске, для данного способа окраски (табл. 3), %	DK	30
Коэффициент оседания	KOC	1
Валовый выброс ЗВ (1), т/год	$M_ = KOC \cdot MS \cdot (100-F2) \cdot DK \cdot 10^{-4}$	0.029700
Максимальный из разовых выброс ЗВ (2), г/с	$G_ = KOC \cdot MS1 \cdot (100-F2) \cdot DK / (3.6 \cdot 10^4)$	0.008250
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0405000
Валовый выброс, т/год	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.0405000
Валовый выброс, т/год	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0297000
Всего, т/год	SUMMI	0.110700
Максимальный из разовых выброс, г/с	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0112500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2752 Уайт-спирит (1294*)	0.0112500
Максимальный из разовых выброс, г/с	2902 Взвешенные частицы (116)	0.0082500
Всего, г/с	SUMGI	0.030750

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при нанесении лакокрасочных материалов (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.05-2004. Астана, 2005

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ 12	6157
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6157 03
	Наименование ИВ	Окрасочные работы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Технологический процесс	NAME	окраска и сушка
Марка ЛКМ	NAME	Растворитель Р-4
Фактический годовой расход ЛКМ, тонн	MS	0.51
Время работы, час	T	10
Максимальный часовой расход ЛКМ, с учетом дискретности работы оборудования, кг	MS1	51.00000
Способ окраски	NAME	Пневматический
Доля летучей части (растворителя) в ЛКМ (табл. 2), %	F2	100
Примесь	NAME	1401 Пропан-2-он (Ацетон) (470)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	26
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_{\Sigma} = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.1326000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_{\Sigma} = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	3.6833333
Примесь	NAME	1210 Бутилацетат (Уксусной кислоты бутиловый эфир) (110)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	12
Доля растворителя, при окраске и сушке для данного способа окраски (табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_{\Sigma} = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.0612000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_{\Sigma} = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	1.7000000
Примесь	NAME	0621 Метилбензол (349)
Доля вещества в летучей части ЛКМ (табл. 2), %	FPI	62
(табл. 3), %	DP	100
Валовый выброс ЗВ (3-4), т/год	$M_{\Sigma} = MS \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP \cdot 10^{-6}$	0.3162000
Максимальный из разовых выброс ЗВ (5-6), г/с	$G_{\Sigma} = MS1 \cdot F2 \cdot FPI \cdot DP / (3.6 \cdot 10^6)$	8.7833333
Валовый выброс, т/год	1401 Пропан-2-он (Ацетон) (470)	0.1326000
Валовый выброс, т/год	1210 Бутилацетат (Уксусной кислоты бутиловый эфир) (110)	0.0612000
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.3162000
Всего, т/год	SUMMI	0.510000
Максимальный из разовых выброс, г/с	1401 Пропан-2-он (Ацетон) (470)	3.6833333
Максимальный из разовых выброс, г/с	1210 Бутилацетат (Уксусной кислоты бутиловый эфир) (110)	1.7000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0621 Метилбензол (349)	8.7833333
Всего, г/с	SUMGI	14.166667

Выбросы ЗВ от аккумуляторной

Номер ИЗА	Оборудование	Тех. процесс	Марка аккумулятора	Ем-кость, А.ч	Кол-во зарядных устройств	Кол-во зарядок., в год	Кол-во аккумуля. батарей в зарядном устройстве	Время зарядки, час/день	Уд. выд-я, мг/Ачас	Код ЗВ	Наименование вещества	Выбросы всего, г/с	Выбросы всего, т/год
903	Аккумуля. пост	Зарядка кислотных аккумуляторов	Марка 6 СТ 55	55	1	4	1	10	1	322	Кислота серная	0.000001	0.0000002
903	Аккумуля. пост	Зарядка кислотных аккумуляторов	Марка 6 СТ 60	60	1	10	1	10	1	322	Кислота серная	0.000002	0.0000005
903	Аккумуля. пост	Зарядка кислотных аккумуляторов	Марка 6 СТ 75	75	1	4	1	10	1	322	Кислота серная	0.000002	0.0000003
903	Аккумуля. пост	Зарядка кислотных аккумуляторов	Марка 6 СТ 90	90	1	15	1	10	1	322	Кислота серная	0.000002	0.0000012
903	Аккумуля. пост	Зарядка кислотных аккумуляторов	Марка 6 СТ 190	190	1	60	1	10	1	322	Кислота серная	0.000005	0.0000103
903	Аккумуля. пост	Зарядка кислотных аккумуляторов	Марка 6 СТ 132	190	1	32	1	10	1	322	Кислота серная	0.000005	0.0000055
									ВСЕГО ист	322	Кислота серная	0.000017	0.000018

Расчет максимально разового выброса загрязняющих веществ выполнен по «Методике расчета выбросов от автотранспортных предприятий (Приложение №3 к приказу Министра ООС

РК от 18.04.2008г. №100 –п).»

Расчет максимально разового выброса серной кислоты или натрия гидроокиси производится исходя из условия, что мощность зарядных устройств используется с максимальной нагрузкой. При этом сначала определяется валовый выброс за день:

$$M_{\text{сут}} = 0,942 q' (Q' n') \cdot 10^{-9}, \text{ т / день}$$

где: Q - номинальная емкость наиболее емких аккумуляторных батарей, имеющихся на предприятии;

n' - максимальное количество вышеуказанных батарей, которые можно одновременно подсоединять к зарядному устройству.

Максимально разовый выброс серной кислоты или натрия гидроокиси определяется по формуле:

$$M_{\text{сек}} = \frac{M_{\text{сут}} \cdot 10^6}{3600 \cdot t}, \text{ г / сек}$$

где t - цикл проведения зарядки в день. Принимаем t=10 час.

Приготовление кислотного электролита сопровождается выделением серной кислоты в количестве 0,008 г/кг приготовленного электролита.

Приготовление щелочных электролитов сопровождается выделением натрия гидроокиси в количестве 0,0016 г/(с·м²).

Кроме того, при сборке аккумуляторных батарей, используют битумную мастику, при разогреве которой выделяется аэрозоль масла. При отливке свинцовых клемм и межэлементных соединений выделяется свинец.

3.6. Химические лаборатории

ических указаний «Методика расчета выбросов ЗВ в атмосферу от объектов 4 категории

Таблица 33 - Выбросы ЗВ от химлаборатории

№№ ист.	Код ЗВ	Наименование	Кол-во ист-ков выд-я, ед	Кол-во ист-ков выд-я, работ. одновр., ед	Удельное выде- ление, г/с	Время работы, ч/год	Макси- мальный выброс, г/с	Годовые выбросы, т/год
307	Товарная лаборатория							
	150	Натрий гидроксид (0150)	6	2	0,0000131	8760	0,000026	0,002479
	302	Азотная кислота (0302)	6	2	0,0005	8760	0,001000	0,094608
	303	Аммиак (0303)	6	2	0,0000492	8760	0,000098	0,009309
	316	Соляная кислота (0316)	6	2	0,000132	8760	0,000264	0,024977
	322	Серная кислота (0322)	6	2	0,0000267	8760	0,000053	0,005052
	602	Бензол (0602)	6	2	0,000246	8760	0,000492	0,046547
	621	Толуол (0621)	6	2	0,0000811	8760	0,000162	0,015345
	1061	Этанол (1061)	6	2	0,00167	8760	0,003340	0,315991
	1401	Ацетон (1401)	6	2	0,000637	8760	0,001274	0,120531
	1555	Уксусная кислота (1555)	6	2	0,000192	8760	0,000384	0,036329
	Источник выброса : труба вытяжной вентиляции: Н=4,5 м, D _{экв} =0,44 м, v=8 м/с							
709	Товарная лаборатория							
	150	Натрий гидроксид (0150)	3	2	0,0000131	8760	0,000026	0,001239
	302	Азотная кислота (0302)	3	2	0,0005	8760	0,001000	0,047304
	303	Аммиак (0303)	3	2	0,0000492	8760	0,000098	0,004655
	316	Соляная кислота (0316)	3	2	0,000132	8760	0,000264	0,012488
	322	Серная кислота (0322)	3	2	0,0000267	8760	0,000053	0,002526
	602	Бензол (0602)	3	2	0,000246	8760	0,000492	0,023274
	621	Толуол (0621)	3	2	0,0000811	8760	0,000162	0,007673
	1061	Этанол (1061)	3	2	0,00167	8760	0,003340	0,157995
	1401	Ацетон (1401)	3	2	0,000637	8760	0,001274	0,060265
	1555	Уксусная кислота (1555)	3	2	0,000192	8760	0,000384	0,018165

Источник выброса : труба вытяжной вентиляции: $H=4,5$ м, $D_{э\text{KB}}=0,44$ м, $v=8$ м/с

и». (Приложение №

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6212
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6212 01
	Наименование ИВ	Насос для дизельного топлива

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	дизельное топливо
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.04
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	N1	2
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	_T_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.011111
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	0.700800
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 2754	99.72
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0019622
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.6988378
Всего, т/год	SUMMI	0.700800
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000311
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0110800
Всего, г/с	SUMGI	0.011111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов №196-п от 29.07.11г. п.6.3

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)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	6223
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6223 01
	Наименование ИВ	Насос для дизельного топлива

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Нефтепродукт	_NAME_	дизельное топливо
Наименование аппаратуры или средства перекачки	_NAME_	Насос центробежный с одним торцевым уплотнением вала
Удельный выброс, кг/час(Прил.Б2)	Q	0.04
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.	N1	3
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки	NN1	1
Время работы одной единицы оборудования, час/год	_T_	8760
Максимальный из разовых выброс, г/с (6.2)	$G = Q \cdot NN1 / 3.6$	0.011111
Валовый выброс, т/год (6.3)	$M = (Q \cdot N1 \cdot \_T\_) / 1000$	1.051200
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 2754	99.72
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0029434
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	1.0482566
Всего, т/год	SUMMI	1.051200
Максимальный разовый выброс, г/с	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000311
Максимальный разовый выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0110800
Всего, г/с	SUMGI	0.011111

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы. КазЭКОЭКСП. 1996 г. п.5.2. Расчет выбросов вредных веществ от неорганизованных источников

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)

$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K_d \cdot 10^{-3} / 3600$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6220
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6220 01
	Наименование ИВ	Сепаратор 2-фазный

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	25.61
Давление в аппарате, гПа	P	8300
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)	Kd	0.350
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K_d \cdot 10^{-3} / 3600$	0.028055
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.884752
Концентрация ЭВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЭВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЭВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЭВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЭВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЭВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0005309
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.6410910
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2371134
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0030966
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009732
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0019465
Всего, т/год	SUMMI	0.884752
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000168
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0203289
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0075188
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000982
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000309
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000617
Всего, г/с	SUMGI	0.028055

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы. КазЭКОЭКСП. 1996 г. п.5.2. Расчет выбросов вредных веществ от неорганизованных источников

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)

$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot Kd \cdot 10^{-3} / 3600$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6221
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6221 01
	Наименование ИВ	Сепаратор 2-фазный

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	14.79
Давление в аппарате, гПа	P	2000
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)	Kd	0.350
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot Kd \cdot 10^{-3} / 3600$	0.005792
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.182654
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001096
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.1323513
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0489513
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0006393
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0002009
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0004018
Всего, т/год	SUMMI	0.182654
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000035
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0041968
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0015522
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000203
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000064
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000127
Всего, г/с	SUMGI	0.005792

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы. КазЭКОЭКСП. 1996 г. п.5.2. Расчет выбросов вредных веществ от неорганизованных источников

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)

$P_i = 0.0036 \cdot t \cdot M_i$
$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K_d \cdot 10^{-3} / 3600$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	6222
	Наименование ИЗА	неорг. выброс
Источника выделения	№ IV	6222 01
	Наименование ИВ	Сепаратор 3-фазный

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Объем аппарата, м3	V	19.92
Давление в аппарате, гПа	P	200
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)	Kd	0.350
Максимальный разовый выброс, г/с (5.29)	$G = 0.004 \cdot ((P \cdot V) / 1011)^{0.8} \cdot K_d \cdot 10^{-3} / 3600$	0.001165
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot t \cdot 3600 / 10^6$	0.036736
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.06
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000220
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0266186
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0098451
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0001286
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000404
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000808
Всего, т/год	SUMMI	0.036736
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000007
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0008441
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0003122
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000041
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000013
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000026
Всего, г/с	SUMGI	0.001165

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета параметров выбросов и валовых выбросов вредных веществ от факельных установок сжигания углеводородных смесей

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)	$M_{so2} = 0.02 * [S]_м * G * n$
Максимальный из разовых выброс, г/с (H2S)	$M_{h2s} = 0.01 * [H2S]_м * G * (1-n)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (RSH)	

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0216
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0216 01
	Наименование ИВ	Факел высокого давления/НР (дежурная горелка)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	51.230
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	10.620
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	13.650
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	12.100
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	8.000
Состав смеси, %об	Азот(N2)	3.120
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.280
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000000
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	B1	25105
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	8760
Объемный расход, м³/с	B	0.00080
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	1.1160
Высота источника выброса вредных веществ, м	h	32
Диаметр факела, м	d	0.259
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * R_o$	0.888
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	317.304
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.015
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, кг/моль (прил.3,(5))	M	31.674
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нн} = Q_{нз} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	14469.049
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.270
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 газовойдушной 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 газовойдушной смеси, ккал/(м³*град.С)	C _{пс}	0.400
Температура смеси или газа, град.С	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_z = T_o + (Q_{нз} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	2291.823
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойдушной смеси, м³/с (14):	$V_z = B * V_{пс} * (273 + T_z) / 273$	0.087
Длина факела, м:	$L_{фл} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	3.885
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фл} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.671
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойдушной смеси, (м/с)	$W_z = 1.27 * V_z / D_{ф}^2$	0.245
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)	0.0672411
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0109272
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0560332
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)	0.5603443
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0140083
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.708554
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0021322
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0003465
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0017768
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)	0.0177684
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0004442
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.00000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.022468

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета параметров выбросов и валовых выбросов вредных веществ от факельных установок сжигания углеводородных смесей

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)	$M_{SO2} = 0.02 * [S]_{м} * G * n$
Максимальный из разовых выброс, г/с (H2S)	$M_{H2S} = 0.01 * [H2S]_{м} * G * (1-n)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (RSH)	

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0216
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0216 02
	Наименование ИВ	Факел высокого давления/НР (ППР)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	51.230
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	10.620
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	13.650
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	12.100
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	8.000
Состав смеси, %об	Азот(N2)	3.120
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.280
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000000
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	B1	5000
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	68
Объемный расход, м³/с	B	0.02042
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	R_o	1.1160
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	32
Диаметр факела, м	d	0.259
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * R_o$	22.794
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	T_o	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	317.304
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.388
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, кг/моль (прил.3,(5))	M	31.674
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нн} = Q_{нз} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	14469.049
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.270
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 газовойдушной 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 газовойдушной смеси, ккал/(м³*град.С)	C_пс	0.400
Температура смеси или газа, град.С	T_o	20
Температура горения, град.С (10):	$T_z = T_o + (Q_{нз} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	2291.823
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойдушной смеси, м³/с (14):	$V_z = B * V_{пс} * (273 + T_z) / 273$	2.226
Длина факела, м:	$L_{фл} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	3.885
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фл} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.671
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойдушной смеси, (м/с)	$W_z = 1.27 * V_z / D_{ф}^2$	6.284
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)	0.0133920
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0021762
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0111600
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)	0.1116000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0027900
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.141118
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0547059
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0088997
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0455882
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)	0.4558824
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0113971
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.00000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.576463

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета параметров выбросов и валовых выбросов вредных веществ от факельных установок сжигания углеводородных смесей

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)	$M_{so2} = 0.02 * [S]_м * G * n$
Максимальный из разовых выброс, г/с (H2S)	$M_{h2s} = 0.01 * [H2S]_м * G * (1-n)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (RSH)	

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ 1Z	0217
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0217 01
	Наименование ИВ	Факел низкого давления/LP (дежурная горелка)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	51.230
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	10.620
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	13.650
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	12.100
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	8.000
Состав смеси, %об	Азот(N2)	3.120
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.280
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000000
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	B1	384000
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	8760
Объемный расход, м³/с	B	0.01218
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	R_o	1.1160
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	32
Диаметр факела, м	d	0.259
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * R_o$	13.589
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	T_o	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	317.304
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.231
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, кг/моль (прил.3,(5))	M	31.674
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нн} = Q_{нз} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	14469.049
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.270
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):	$T_z = T_o + (Q_{нз} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	2291.823
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_z = B * V_{пс} * (273 + T_z) / 273$	1.327
Длина факела, м:	$L_{фл} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	3.885
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фл} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.671
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_z = 1.27 * V_z / D_{ф}^2$	3.746
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)	1.0285056
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1671313
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.8570886
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)	8.5708793
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.2142714
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	10.837876
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0326137
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0052997
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0271781
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)	0.2717808
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0067945
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.343667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета параметров выбросов и валовых выбросов вредных веществ от факельных установок сжигания углеводородных смесей

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)	$M_{SO2} = 0.02 * [S]_м * G * n$
Максимальный из разовых выброс, г/с (H2S)	$M_{H2S} = 0.01 * [H2S]_м * G * (1-n)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (RSH)	

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0217
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0217 02
	Наименование ИВ	Факел низкого давления/LP (ППР)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	51.230
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	10.620
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	13.650
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	12.100
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	8.000
Состав смеси, %об	Азот(N2)	3.120
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.280
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000000
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	B1	40000
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	68
Объемный расход, м³/с	B	0.16340
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	R_o	1.1160
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	32
Диаметр факела, м	d	0.259
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * R_o$	182.353
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	T_o	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	317.304
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	3.103
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, кг/моль (прил.3,(5))	M	31.674
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нн} = Q_{нз} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	14469.049
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.270
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 газовойдушной 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 газовойдушной смеси, ккал/(м³*град.С)	C_пс	0.400
Температура смеси или газа, град.С	T_o	20
Температура горения, град.С (10):	$T_z = T_o + (Q_{нз} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	2291.823
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойдушной смеси, м³/с (14):	$V_z = B * V_{пс} * (273 + T_z) / 273$	17.811
Длина факела, м:	$L_{фл} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	3.885
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фл} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.671
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойдушной смеси, (м/с)	$W_z = 1.27 * V_z / D_{ф}^2$	50.269
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)	0.1071360
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0174096
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0892800
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)	0.8928000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0223200
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	1.128946
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.4376471
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0711176
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.3647059
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)	3.6470588
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0911765
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, г/с	SUMGI	4.611706

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета параметров выбросов и валовых выбросов вредных веществ от факельных установок сжигания углеводородных смесей

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)	$M_{so2} = 0.02 * [S]_м * G * n$
Максимальный из разовых выброс, г/с (H2S)	$M_{h2s} = 0.01 * [H2S]_м * G * (1-n)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (RSH)	

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0218
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0218 01
	Наименование ИВ	Факел низкого давления/LLP (дежурная горелка)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	51.230
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	10.620
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	13.650
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	12.100
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	8.000
Состав смеси, %об	Азот(N2)	3.120
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.280
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000000
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	B1	240000
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	8760
Объемный расход, м³/с	B	0.00761
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	1.1160
Высота источника выброса вредных веществ, м	h	32
Диаметр факела, м	d	0.259
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * R_o$	8.493
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	317.304
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	0.145
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, кг/моль (прил.3,(5))	M	31.674
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нн} = Q_{нз} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	14469.049
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.270
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 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	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_z = T_o + (Q_{нз} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	2291.823
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_z = B * V_{пс} * (273 + T_z) / 273$	0.830
Длина факела, м:	$L_{фл} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	3.885
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фл} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.671
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_{з} = 1.27 * V_z / D_{ф}^2$	2.341
Общее содержание серы	[S]/т	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)	0.6428172
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1044567
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.5356800
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)	5.3567996
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.1339208
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	6.773674
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0203836
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0033123
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0169863
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)	0.1698630
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0042466
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.0000000000
Всего, г/с	SUMGI	0.214792

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета параметров выбросов и валовых выбросов вредных веществ от факельных установок сжигания углеводородных смесей

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)	$M_{so2} = 0.02 * [S]_м * G * n$
Максимальный из разовых выброс, г/с (H2S)	$M_{h2s} = 0.01 * [H2S]_м * G * (1-n)$
Максимальный из разовых выброс, г/с (RSH)	

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0218
	Наименование ИЗА	труба
Источника выделения	№ IV	0218 02
	Наименование ИВ	Факел низкого давления/LLP (ППР)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Состав смеси, %об	Метан(CH4)	51.230
Состав смеси, %об	Этан(C2H6)	10.620
Состав смеси, %об	Пропан(C3H8)	13.650
Состав смеси, %об	Бутан(C4H10)	12.100
Состав смеси, %об	Пентан(C5H12)	8.000
Состав смеси, %об	Азот(N2)	3.120
Состав смеси, %об	Диоксид углерода(CO2)	1.280
Состав смеси, %об	Сероводород(H2S)	0.000000
Состав смеси, %об	Меркаптаны(RSH)	0.000000
Суммарный объем сжигания газа, м3	B1	24000
Продолжительность работы факельной установки, ч/год	t	68
Объемный расход, м³/с	B	0.09804
Плотность сжигаемой смеси, кг/м³	Ro	1.1160
Высота источника выброса вредных веществ, м	H	32
Диаметр факела, м	d	0.259
Массовый расход, г/с (2):	$G = 1000 * B * R_o$	109.412
Показатель адиабаты	K	1.300
Температура смеси, град.С;	To	20
Скорость распространения звука в смеси, м/с (прил.6):	$W_{зв} = 91.5 * (K * (T_o + 273) / M)^{0.5}$	317.304
Скорость истечения смеси, м/с (3)	$W_{ист} = 4 * B / (3.14 * d^2)$	1.862
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, кг/моль (прил.3,(5))	M	31.674
Низшая теплота сгорания с учетом влажности, ккал/м³ (прил.3):	$Q_{нн} = Q_{нз} * 100 / (100 + 0.124 * g) = 9678.0385 * 100 / (100 + 0.124 * 4.61)$	14469.049
Влажность, г/м³	g	4.62
Доля энергии теряемая за счет излучения (11):	$E = 0.048 * (M)^{0.5}$	0.270
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 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	To	20
Температура горения, град.С (10):	$T_z = T_o + (Q_{нз} * (1-E) * n) / (V_{пс} * C_{пс})$	2291.823
Расход выбрасываемой в атмосферу газовойоздушной смеси, м³/с (14):	$V_z = B * V_{пс} * (273 + T_z) / 273$	10.687
Длина факела, м:	$L_{фл} = 15 * d = 15 * 0.15 = 2.25$	3.885
Диаметр факела, м (29)	$D_{ф} = 0.14 * L_{фл} + 0.49 * d = 0.14 * 2.25 + 0.49 * 0.15 = 0.3885$	0.671
Средняя скорость поступления в атмосферу газовойоздушной смеси, (м/с)	$W_z = 1.27 * V_z / D_{ф}^2$	30.161
Общее содержание серы	[S]/т	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)	0.0642816
Валовый выброс, т/год	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0104458
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0535680
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)	0.5356800
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0133920
Валовый выброс, т/год	1715 Меркаптаны	0.00000000
Валовый выброс, т/год	SUMMI	0.677367
Максимальный разовый выброс, г/с	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.2625882
Максимальный разовый выброс, г/с	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0426706
Максимальный разовый выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.2188235
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)	2.1882353
Максимальный разовый выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0547059
Максимальный разовый выброс, г/с	1715 Меркаптаны	0.00000000000
Всего, г/с	SUMGI	2.767024

Выбросы ЗВ
от
автостоянки

Список литературы: Методика расчета выбросов загрязняющих веществ от автотранспортных предприятий (раздел 3) Приложение №3 к Приказу Министра охраны окружающей среды Республики Казахстан от 18.04.2008 №100-п, Методика расчета выбросов загрязняющих веществ от предприятий дорожно-строительной отрасли (раздел 4), Приложение №12 к Приказу Министра охраны окружающей среды Республики Казахстан от 18.04.2008 №100-п

№ ист.	Оборудование	Группа авто (Gruppa)	Топливо (GCM)	Кол-во рабочих дней (Dn)	Количество авто-группы (Nk)	Коэффициент выпуска (Ak)	Авто час (Nk_1)	Пробег авто, км (L1)	Прогрев, мин (L2)	Холост, мин (Tx)	Удел. выброс при прогреве, г/мин (MPR)	Удел. выброс на холостом ходу, г/мин (Mxx)	Пробеговые выбросы, г/км (ML)	Время работы, час/год	Код ЗВ	Наименование вещества	M1	M2	M	Выбросы, г/с	Выбросы, т/год
6301, 6401	Автостоянка (переходный период)	Легковые автомобили объемом свыше 1,2 до 1,8 л	Неэтил. бензин	120	4	1	1	0,1	3	1	0,03	0,02	0,17	4380	301	Азота диоксид	0,127	0,037	0,000079	0,000028	0,000063
6301, 6401	Автостоянка (переходный период)	Легковые автомобили объемом свыше 1,2 до 1,8 л	Неэтил. бензин	120	4	1	1	0,1	3	1	0,03	0,02	0,17	4380	304	Азота оксид	0,127	0,037	0,000079	0,000005	0,00001
6301, 6401	Автостоянка (переходный период)	Легковые автомобили объемом свыше 1,2 до 1,8 л	Неэтил. бензин	120	4	1	1	0,1	3	1	0,009	0,008	0,0549	4380	330	Серы диоксид	0,04049	0,01349	0,000026	0,000011	0,000026
6301, 6401	Автостоянка (переходный период)	Легковые автомобили объемом свыше 1,2 до 1,8 л	Неэтил. бензин	120	4	1	1	0,1	3	1	3,06	1,1	7,47	4380	337	Углерода оксид	11,027	1,847	0,00618	0,003063	0,00618
6301, 6401	Автостоянка (переходный период)	Легковые автомобили объемом свыше 1,2 до 1,8 л	Неэтил. бензин	120	4	1	1	0,1	3	1	0,189	0,11	1,35	4380	2704	Бензин нефтяной	0,812	0,245	0,000507	0,000226	0,000507
																	12,13349	2,17949	0,00687	0,00333	0,00679

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при сварочных работах (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.03-2004 п. 5.1

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G_{max} = KN \cdot GV \cdot NS1$

$M_{max} = G_{max} \cdot B / 10^6$

производство

ПСПН

Источник загрязнения	№ ИЗ	6402
	Наименование ИЗА	неогр.выброс
Источника выделения	№ IV	6402 01
	Наименование ИВ	Сварочные работы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	NAME	Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами
Электрод (сварочный материал)	NAME	УОНИ 13/55
Расход сварочных материалов, кг/год	B	88.33
Время работы, час	T	60.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности работы оборудования, кг/час	BMAX	1.47
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	KNO	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0123	13.9
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0143	1.09
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS2908	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0344	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0342	0.93
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0301	2.7
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0337	13.3
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0012278
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 Марганец и его соединения /в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000963
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0001908
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000310
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0011748
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/ (617)	0.0000821
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0000883
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (122)	0.0000883
Всего, т/год	SUMMI	0.002979
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0056842
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 Марганец и его соединения /в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0004457
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0008833
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0001435
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0054388
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/ (617)	0.0003803
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0004089
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (122)	0.0004089
Всего, г/с	SUMGI	0.013794

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при сварочных работах (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.03-2004 п. 5.1

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G_{\text{max}} = KN \cdot GV \cdot NS1$

$M_{\text{max}} = G_{\text{max}} \cdot B / 10^6$

производство

ПСПН

Источник загрязнения	№ ИЗ	6402
	Наименование ИЗА	неогр.выброс
Источника выделения	№ IV	6402 02
	Наименование ИВ	Сварочный пост

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	NAME	Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами
Электрод (сварочный материал)	NAME	УОНИ 13/45
Расход сварочных материалов, кг/год	B	40.00
Время работы, час	T	66.7
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности работы оборудования, кг/час	BMAX	0.6
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	KNO	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0123	10.69
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0143	0.92
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS2908	1.4
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0344	3.3
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0342	0.75
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0301	1.5
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0337	13.3
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0004276
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 Марганец и его соединения /в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000368
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0000480
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000078
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0005320
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/ (617)	0.0000300
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0001320
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (100)	0.0000560
Всего, т/год	SUMMI	0.001270
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0017808
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 Марганец и его соединения /в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0001533
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0001999
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000325
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0022156
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/ (617)	0.0001249
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0005497
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (100)	0.0002332
Всего, г/с	SUMGI	0.005290

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при сварочных работах (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.03-2004 п. 5.1

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G_{\text{max}} = KN \cdot GV \cdot NS1$

$M_{\text{max}} = GIS \cdot B / 10^6$

производство

Новый вахтовый поселок

Источник загрязнения	№ ИЗ	6901
	Наименование ИЗА	неогр.выброс
Источника выделения	№ IV	6901 01
	Наименование ИВ	Сварочный пост

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	NAME	Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами
Электрод (сварочный материал)	NAME	УОНИ 13/55
Расход сварочных материалов, кг/год	B	60.00
Время работы, час	T	290.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности работы оборудования, кг/час	BMAX	0.21
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	KNO	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0123	13.9
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0143	1.09
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS2908	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0344	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0342	0.93
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0301	2.7
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0337	13.3
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0008340
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 Марганец и его соединения /в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000654
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0001296
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000211
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0007980
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/ (617)	0.0000558
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0000600
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (617)	0.0000600
Всего, т/год	SUMMI	0.002024
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0007989
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 Марганец и его соединения /в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000626
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0001241
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000202
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0007644
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/ (617)	0.0000534
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0000575
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (617)	0.0000575
Всего, г/с	SUMGI	0.001939

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при сварочных работах (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.03-2004 п. 5.1

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G_{\text{max}} = KN \cdot GV \cdot NS1$

$M_{\text{max}} = GIS \cdot B / 10^6$

производство

Новый вахтовый поселок

Источник загрязнения	№ ИЗ	6901
	Наименование ИЗА	неогр.выброс
Источника выделения	№ IV	6901 02
	Наименование ИВ	Сварочный пост

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	NAME	Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами
Электрод (сварочный материал)	NAME	УОНИ 13/45
Расход сварочных материалов, кг/год	B	60.00
Время работы, час	T	290.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности работы оборудования, кг/час	BMAX	0.21
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	KNO	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0123	10.69
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0143	0.92
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS2908	1.4
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0344	3.3
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0342	0.75
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0301	1.5
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0337	13.3
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0006414
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 Марганец и его соединения / в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000552
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0000720
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000117
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0007980
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 Фтористые газообразные соединения / в пересчете на фтор/ (617)	0.0000450
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0001980
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (617)	0.0000840
Всего, т/год	SUMMI	0.001905
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0006144
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 Марганец и его соединения / в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000529
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0000690
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000112
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0007644
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 Фтористые газообразные соединения / в пересчете на фтор/ (617)	0.0000431
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0001897
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (617)	0.0000805
Всего, г/с	SUMGI	0.001825

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при сварочных работах (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.03-2004 п. 5.1

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G_{\text{max}} = KN \cdot GV \cdot NS1$

$M_{\text{max}} = GIS \cdot B / 10^6$

производство

Новый вахтовый поселок

Источник загрязнения	№ ИЗ	6901
	Наименование ИЗА	неогр.выброс
Источника выделения	№ IV	6901 03
	Наименование ИВ	Сварочный пост

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	NAME	Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами
Электрод (сварочный материал)	NAME	Fopix K50
Расход сварочных материалов, кг/год	B	100.00
Время работы, час	T	290.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности работы оборудования, кг/час	BMAX	0.34
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	KNO	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0123	15.11
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0143	0.87
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS2908	
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0344	2.62
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0342	0.2
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0301	
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0337	
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0015110
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 Марганец и его соединения /в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000870
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0000000
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000000
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0000000
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/ (617)	0.0000200
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0002620
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (100)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.001880
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) /в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0014473
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 Марганец и его соединения /в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000833
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 Фтористые газообразные соединения /в пересчете на фтор/ (617)	0.0000192
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (617)	0.0002510
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (100)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.001801

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при сварочных работах (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.03-2004 п. 5.1

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G_{\text{max}} = KN \cdot GV \cdot NS1$

$M_{\text{max}} = GIS \cdot B / 10^6$

производство

Новый вахтовый поселок

Источник загрязнения	№ ИЗ	6901
	Наименование ИЗА	неогр.выброс
Источника выделения	№ IV	6901 04
	Наименование ИВ	Сварочный пост

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	NAME	Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами
Электрод (сварочный материал)	NAME	УОНИ 13/55
Расход сварочных материалов, кг/год	B	60.00
Время работы, час	T	290.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности работы оборудования, кг/час	BMAX	0.21
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	KNO	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0123	13.9
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0143	1.09
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS2908	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0344	1
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0342	0.93
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0301	2.7
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0337	13.3
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) / в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0008340
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 Марганец и его соединения / в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000654
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0001296
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000211
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0007980
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 Фтористые газообразные соединения / в пересчете на фтор/ (617)	0.0000558
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (68)	0.0000600
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (100)	0.0000600
Всего, т/год	SUMMI	0.002024
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) / в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0007989
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 Марганец и его соединения / в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000626
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0001241
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000202
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0007644
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 Фтористые газообразные соединения / в пересчете на фтор/ (617)	0.0000534
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (68)	0.0000575
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот) (100)	0.0000575
Всего, г/с	SUMGI	0.001939

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу при сварочных работах (по величинам удельных выбросов). РНД 211.2.02.03-2004 п. 5.1

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G_{\text{max}} = KN \cdot GV \cdot NS1$

$M_{\text{max}} = GIS \cdot B / 10^6$

производство

Новый вахтовый поселок

Источник загрязнения	№ ИЗ	6901
	Наименование ИЗА	неогр.выброс
Источника выделения	№ IV	6901 05
	Наименование ИВ	Сварочный пост

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид сварки: Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами	NAME	Ручная дуговая сварка сталей штучными электродами
Электрод (сварочный материал)	NAME	Линколь (MP-3)
Расход сварочных материалов, кг/год	B	60.00
Время работы, час	T	290.0
Фактический максимальный расход сварочных материалов,с учетом дискретности работы оборудования, кг/час	BMAX	0.21
Удельное выделение сварочного аэрозоля, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS	16.99
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации оксидов азота в NO	KNO	0.13
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0123	9.77
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0143	1.73
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS2908	
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0344	
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0342	0.4
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0301	
Удельное выделение загрязняющих веществ, г/кг расходуемого материала (табл. 1)	GIS0337	
Валовый выброс, т/год (5.1)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) / в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0005862
Валовый выброс, т/год (5.1)	0143 Марганец и его соединения / в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0001038
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0000000
Валовый выброс с учетом коэф. трансформации, т/год (5.1)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000000
Валовый выброс с учетом коэффициента трансформации, т/год (5.1)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0000000
Валовый выброс, т/год (5.1)	0342 Фтористые газообразные соединения / в пересчете на фтор/ (617)	0.0000240
Валовый выброс, т/год (5.1)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (68)	0.0000000
Валовый выброс, т/год (5.1)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.000714
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0123 Железо (II, III) оксиды (диЖелезо триоксид, Железа оксид) / в пересчете на Железо (III) оксид/ (327)	0.0005615
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0143 Марганец и его соединения / в пересчете на марганца (IV) оксид/ (327)	0.0000994
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс с учетом коэф.трансф-ции, г/с (5.2)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс с учетом коэффициента трансформации, г/с (5.2)	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0342 Фтористые газообразные соединения / в пересчете на фтор/ (617)	0.0000230
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0344 Фториды неорганические плохо растворимые - (алюминия фторид, кальций фторид) (68)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.000684

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G_{max} = CI \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_{sum} = CI \cdot M / 100$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0238
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0238 01
	Наименование ИВ	Резервуар дизтоплива V-40 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME	южные области РК
Нефтепродукт	NAME	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME	Заглубленный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	159
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	1.88
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	79.49
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	0.99
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	79.49
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.33
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	3
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.001566667
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000184416
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.003974481
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.004158897
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000368832
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.003974481
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.004343313
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.00850221
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.003266667
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)	0.0000238
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0084784
Всего, т/год	SUMMI	0.008502
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0032575
Всего, г/с	SUMGI	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G_{max} = CI \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_{sum} = CI \cdot M / 100$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0239
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0239 01
	Наименование ИВ	Резервуар дизтоплива V-40 м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME	южные области РК
Нефтепродукт	NAME	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME	Заглубленный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	159
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	1.88
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	79.49
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	0.99
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	79.49
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.33
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	3
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.001566667
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000184416
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.003974481
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.004158897
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	3
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.003266667
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000368832
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.003974481
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.004343313
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.00850221
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.003266667
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)	0.0000238
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0084784
Всего, т/год	SUMMI	0.008502
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000091
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0032575
Всего, г/с	SUMGI	0.003267

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G = CI \cdot G / 100$

$M = CI \cdot M / 100$

Центральный пункт
подготовки нефти (ЦУПН)

Источник загрязнения	производство	
	№ ИЗ	0240
Источника выделения	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
	№ IV	0240 01
	Наименование ИВ	Резервуар дизтоплива V-3 м3

	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
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	159
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	79.49
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	79.49
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	5
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.003125
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000221776
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.003974481
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.004196257
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	5
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.005444444
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000368832
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	0
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.000368832
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.004565089
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.005444444
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)	0.0000128
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0045523
Всего, т/год	SUMMI	0.004565
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000152
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0054292
Всего, г/с	SUMGI	0.005444

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G_{\text{max}} = CI \cdot G / 100$

$M_{\text{max}} = CI \cdot M / 100$

Центральный пункт
подготовки нефти (ЦУПН)

Источник загрязнения	производство	
	№ ИЗ	0241
Источника выделения	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
	№ IV	0241 01
	Наименование ИВ	Резервуар дизтоплива V-3 м3

	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
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	159
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	79.49
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	79.49
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	5
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.003125
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000221776
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.003974481
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.004196257
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	5
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.005444444
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000368832
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	0
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.000368832
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.004565089
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.005444444
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)	0.0000128
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0045523
Всего, т/год	SUMMI	0.004565
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000152
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0054292
Всего, г/с	SUMGI	0.005444

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G_{\text{max}} = CI \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_{\text{max}} = CI \cdot M / 100$

	производство	"Старый" вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ ИЗ	0305
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0305 01
	Наименование ИВ	АЗС

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME	южные области РК
Нефтепродукт	NAME	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	55
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	27.50
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	27.50
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	10
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.00625
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000076725
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.001375
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.001451725
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	10
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.010888889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.0001276
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.001375
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.0015026
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.002954325
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.010888889
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)	0.0000083
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0029461
Всего, т/год	SUMMI	0.002954
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000305
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0108584
Всего, г/с	SUMGI	0.010889

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G = Cl \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M = Cl \cdot M / 100$

	производство	"Старый" вахтовый поселок
Источник загрязнения	№ ИЗ	0306
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0306 01
	Наименование ИВ	Емкость для хранения дизтоплива с насосом

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME	южные области РК
Нефтепродукт	NAME	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	55
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	27.50
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	27.50
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	10
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.00625
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000076725
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.001375
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.001451725
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	10
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.010888889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.0001276
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.001375
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.0015026
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.002954325
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.010888889
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)	0.0000083
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0029461
Всего, т/год	SUMMI	0.002954
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000305
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0108584
Всего, г/с	SUMGI	0.010889

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G_{\text{max}} = CI \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_{\text{max}} = CI \cdot M / 100$

	производство	ПСПН
Источник загрязнения	№ ИЗ	0404
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0404 01
	Наименование ИВ	Емкость для хранения дизтоплива

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME_	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME_	южные области РК
Нефтепродукт	NAME_	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME_	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	26
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	12.91
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	12.91
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	10
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.00625
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	3.60217E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.00064555
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.000681572
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	10
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.010888889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	5.99071E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.00064555
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.000705457
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.00138703
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.010888889
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)	0.0000039
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0013831
Всего, т/год	SUMMI	0.001387
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000305
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0108584
Всего, г/с	SUMGI	0.010889

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G_{\text{max}} = CI \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_{\text{max}} = CI \cdot M / 100$

	производство	ПСПН
Источник загрязнения	№ ИЗ	0405
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0405 01
	Наименование ИВ	Емкость для хранения дизтоплива

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME_	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME_	южные области РК
Нефтепродукт	NAME_	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME_	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	26
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	12.91
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	12.91
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	10
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.00625
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	3.60217E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.00064555
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.000681572
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	10
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.010888889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	5.99071E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.00064555
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.000705457
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.00138703
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.010888889
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)	0.0000039
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0013831
Всего, т/год	SUMMI	0.001387
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000305
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на С/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0108584
Всего, г/с	SUMGI	0.010889

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G_{\text{max}} = CI \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M_{\text{max}} = CI \cdot M / 100$

	производство	ПСПН
Источник загрязнения	№ ИЗ	0406
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0406 01
	Наименование ИВ	Емкость для хранения дизтоплива

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME_	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME_	южные области РК
Нефтепродукт	NAME_	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME_	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	26
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	12.91
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	12.91
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	10
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.00625
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	3.60217E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.00064555
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.000681572
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	10
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.010888889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	5.99071E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.00064555
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.000705457
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.00138703
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.010888889
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)	0.0000039
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0013831
Всего, т/год	SUMMI	0.001387
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000305
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0108584
Всего, г/с	SUMGI	0.010889

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G = Cl \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M = Cl \cdot M / 100$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	0712
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	0712 01
	Наименование ИВ	Дренажная емкость 8м3

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME	южные области РК
Нефтепродукт	NAME	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME	Заглубленный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	97
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	1.88
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	48.52
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	0.99
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	48.52
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.33
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	10
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.005222222
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000112574
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.002426155
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.002538728
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	10
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.010888889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000225147
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.002426155
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.002651302
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.00519003
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.010888889
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)	0.0000145
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0051755
Всего, т/год	SUMMI	0.005190
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000305
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0108584
Всего, г/с	SUMGI	0.010889

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G = Cl \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M = Cl \cdot M / 100$

	производство	Акшимурау
Источник загрязнения	№ ИЗ	1002
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	1002 01
	Наименование ИВ	Топливный бак

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME	южные области РК
Нефтепродукт	NAME	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	1.2
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	0.60
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	0.60
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	10
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.00625
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	1.66071E-06
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	2.97619E-05
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	3.14226E-05
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	10
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.010888889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	2.7619E-06
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	2.97619E-05
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	3.25238E-05
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	6.39464E-05
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.010888889
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)	0.0000002
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0000638
Всего, т/год	SUMMI	0.000064
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000305
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0108584
Всего, г/с	SUMGI	0.010889

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G = Cl \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M = Cl \cdot M / 100$

	производство	Акшимурау
Источник загрязнения	№ ИЗ	1003
	Наименование ИЗА	дыхательный клапан
Источника выделения	№ IV	1003 01
	Наименование ИВ	Топливный бак

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME	южные области РК
Нефтепродукт	NAME	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	1.2
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	0.60
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	0.60
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	10
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.00625
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	1.66071E-06
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	2.97619E-05
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	3.14226E-05
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	10
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.010888889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	2.7619E-06
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	2.97619E-05
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	3.25238E-05
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	6.39464E-05
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.010888889
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)	0.0000002
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0000638
Всего, т/год	SUMMI	0.000064
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000305
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0108584
Всего, г/с	SUMGI	0.010889

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	$G = Cl \cdot G / 100$
Валовый выброс, т/год (5.1)	$M = Cl \cdot M / 100$

	производство	ПСПН
Источник загрязнения	№ ИЗ	6405
	Наименование ИЗА	неорг.выброс
Источника выделения	№ IV	6405 01
	Наименование ИВ	АЗС

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME	южные области РК
Нефтепродукт	NAME	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	25.8
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	12.91
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	12.91
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	10
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.00625
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	3.60217E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.00064555
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.000681572
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	10
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.010888889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	5.99071E-05
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.00064555
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.000705457
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.00138703
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.010888889
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)	0.0000039
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0013831
Всего, т/год	SUMMI	0.001387
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000305
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0108584
Всего, г/с	SUMGI	0.010889

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов п.6.5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6158
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6158 01
	Наименование ИВ	Емкость для врем.хранения нефтешлама

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Площадь испарения поверхности, м2	F	2
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	N1	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	N2	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	K	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$	0.002222222
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	0.06048
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0438238
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0162086
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0002117
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000665
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0001331
Всего, т/год	SUMMI	0.060444
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.000000001
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0016102
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0005956
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0000078
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000024
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000049
Всего, г/с	SUMGI	0.002221

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов п.6.5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$

	производство	Полигон
Источник загрязнения	№ IZ	6501
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6501 01
	Наименование ИВ	Карта буровых отходов (обр)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Площадь испарения поверхности, м2	F	0.00000
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	N1	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	N2	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	K	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$	1.11111E-09
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	0.0000
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
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	0.000000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов п.6.5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$

	производство	Полигон
Источник загрязнения	№ IZ	6502
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6502 01
	Наименование ИВ	Карта буровых отходов (бш)

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Площадь испарения поверхности, м2	F	0.00000
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	N1	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	N2	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	K	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$	1.11111E-09
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	0.0000
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000000
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0000000
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	0.000000

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов п.6.5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$

	производство	Полигон
Источник загрязнения	№ IZ	6503
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6503 01
	Наименование ИВ	Карта нефтешлама

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Площадь испарения поверхности, м2	F	27.807
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	N1	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	N2	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	K	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$	0.030896667
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	0.84088368
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.6093043
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2253568
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0029431
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009250
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0018499
Всего, т/год	SUMMI	0.840379
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*)	0.0223877
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0082803
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0001081
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000340
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000680
Всего, г/с	SUMGI	0.030878

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов п.6.5

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$

	производство	Полигон
Источник загрязнения	№ IZ	6504
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6504 01
	Наименование ИВ	Карта нефтешлама

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Площадь испарения поверхности, м2	F	27.807
Норма естественной убыли в осенне-зимний период, кг/м2 в месяц (табл. 6.5)	N1	2.16
Норма естественной убыли в весенне-летний период, кг/м2 в месяц	N2	2.88
Коэффициент перевода кг/мес в г/с	K	2592
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$G = N2 \cdot F / 2592$	0.030896667
Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$M = 6 \cdot F \cdot (N1 + N2) \cdot 10^{-3}$	0.84088368
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.0000343
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0415	72.46
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0416	26.8
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0602	0.35
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0616	0.11
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0621	0.22
Валовый выброс, т/год	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	0415 Смесь углеводородов предельных C1-C5 (1502*)	0.6093043
Валовый выброс, т/год	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.2253568
Валовый выброс, т/год	0602 Бензол (64)	0.0029431
Валовый выброс, т/год	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0009250
Валовый выброс, т/год	0621 Метилбензол (349)	0.0018499
Всего, т/год	SUMMI	0.840379
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*)	0.0223877
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0416 Смесь углеводородов предельных C6-C10 (1503*)	0.0082803
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0602 Бензол (64)	0.0001081
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0616 Диметилбензол (смесь о-, м-, п- изомеров) (203)	0.0000340
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2.4)	0621 Метилбензол (349)	0.0000680
Всего, г/с	SUMGI	0.030878

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{\text{нрб}} / 1000$
$M_i = e_{ji} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
	№ IZ	0201
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0201 01
	Наименование ИВ	Газотурбинный привод 300GG-96A ПАЭС-2500

Вид топлива	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	газ
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	NAME	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	B	2736720
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{\text{нрб}}$	3054.17952
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	2500
Группа установки	NAME	в
Время работы оборудования, час/год	T	8760
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	139.4602521
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{\text{ог}} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	3.040233495
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)	$Q_{\text{ог}} = G_{\text{ог}} / g_{\text{ог}}$	8.467054108
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
	CO e_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	4.24
	NOx e_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	4.2
	CH e_{CH}	2.4
	C e_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.023
	SO2 e_{SO2}	1.4
	CH2O e_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0067
	бензапирен $q_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.00000055
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	17.6
	NOx q_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	17.5
	CH q_{CH}	10
	C q_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.1
	SO2 q_{SO2}	6
	CH2O q_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0267
	бензапирен $q_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.000002
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)	42.7585133
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	6.9482584
	0328 Углерод (Саж, Углерод черный) (583)	0.3054180
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	18.3250771
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	53.7535596
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000069
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0814448
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	30.5417952
Всего, т/год	SUMMI	152.714073
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.3333333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.3791667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Саж, Углерод черный) (583)	0.0162037
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.9722222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.9444444
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)	0.0046296
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)	1.6666667
Всего, г/с	SUMGI	8.316667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{\text{ред}} / 1000$

$M_i = e_{ji} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
	№ IZ	0202
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0202 01
	Наименование ИВ	Газотурбинный привод 300GG-96A ПАЭС-2500

Вид топлива	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	газ
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	NAME	отечественный
Плотность газа, кг/м3	B	2736720
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{\text{ред}}$	1.116
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	3054.17952
Группа установки	NAME	2500
Время работы оборудования, час/год	T	8
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	8760
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{\text{ог}} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	139.4602521
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	3.040233495
Температура отработавших газов, °К	$T_{\text{ог}}$	1.31
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{\text{ог}} = 1.31 / (1 + T_{\text{ог}} / 273)$	723
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{\text{ог}} = G_{\text{ог}} / g_{\text{ог}}$	0.359066265
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	8.467054108
	CO e_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	4.24
	NOX e_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	4.2
	CH e_{CH}	2.4
	C e_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.023
	SO2 e_{SO2}	1.4
	CH2O e_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0067
	бензапирен $q_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.00000055
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	17.6
	NOX q_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	17.5
	CH q_{CH}	10
	C q_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.1
	SO2 q_{SO2}	6
	CH2O q_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0267
	бензапирен $q_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.000002
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)	42.7585133
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	6.9482584
	0328 Углерод (Саж, Углерод черный) (583)	0.3054180
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	18.3250771
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	53.7535596
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000069
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0814448
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	30.5417952
Всего, т/год	SUMMI	152.714073
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.3333333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.3791667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Саж, Углерод черный) (583)	0.0162037
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.9722222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.9444444
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)	0.0046296
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)	1.6666667
Всего, г/с	SUMGI	8.316667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{\text{ред}} / 1000$

$M_i = e_{ji} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
	№ IZ	0203
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0203 01
	Наименование ИВ	Газотурбинный привод 300GG-96А ПАЭС-2500

Вид топлива	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	газ
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	NAME	отечественный
Плотность газа, кг/м3	V	2736720
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{\text{ред}}$	1.116
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	3054.17952
Группа установки	NAME	2500
Время работы оборудования, час/год	T	8
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	8760
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{\text{ог}} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	139.4602521
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	3.040233495
Температура отработавших газов, °К	$T_{\text{ог}}$	1.31
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{\text{ог}} = 1.31 / (1 + T_{\text{ог}} / 273)$	723
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{\text{ог}} = G_{\text{ог}} / g_{\text{ог}}$	0.359066265
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	8.467054108
	CO e_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	4.24
	NOx e_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	4.2
	CH e_{CH}	2.4
	C e_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.023
	SO2 e_{SO2}	1.4
	CH2O e_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0067
	бензапирен $q_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.00000055
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	17.6
	NOx q_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	17.5
	CH q_{CH}	10
	C q_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.1
	SO2 q_{SO2}	6
	CH2O q_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0267
	бензапирен $q_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.000002
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)	42.7585133
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	6.9482584
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.3054180
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	18.3250771
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	53.7535596
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000069
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0814448
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	30.5417952
Всего, т/год	SUMMI	152.714073
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.3333333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.3791667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0162037
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.9722222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.9444444
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)	0.0046296
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)	1.6666667
Всего, г/с	SUMGI	8.316667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{\text{нрб}} / 1000$

$M_i = e_{ji} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
	№ IZ	0204
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0204 01
	Наименование ИВ	Газотурбинный привод 300GG-96A ПАЭС-2500

Вид топлива	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	газ
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	NAME	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	B	2736720
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	B _{нрб}	3054.17952
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P _з	2500
Группа установки	NAME	в
Время работы оборудования, час/год	T	8760
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b _з	139.4602521
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	G _{ог} = 8.72 * 10 ⁻⁶ * b _з * P _з	3.040233495
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	T _{ог}	723
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	g _{ог} = 1.31 / (1 + T _{ог} / 273)	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	Q _{ог} = G _{ог} / g _{ог}	8.467054108
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e _{mi}	
	CO e _{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	4.24
	NOx e _{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	4.2
	CH e _{CH}	2.4
	C e _C (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.023
	SO2 e _{SO2}	1.4
	CH2O e _{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0067
	бензапирен q _{БП} (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.00000055
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q _{ji}	
	CO q _{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	17.6
	NOx q _{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	17.5
	CH q _{CH}	10
	C q _C (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.1
	SO2 q _{SO2}	6
	CH2O q _{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0267
	бензапирен q _{БП} (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.000002
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)	42.7585133
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	6.9482584
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.3054180
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	18.3250771
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	53.7535596
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000069
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0814448
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	30.5417952
Всего, т/год	SUMMI	152.714073
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.3333333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.3791667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0162037
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.9722222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.9444444
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)	0.0046296
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)	1.6666667
Всего, г/с	SUMGI	8.316667

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{\text{ред}} / 1000$

$M_i = e_{ji} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
	№ IZ	0206
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0206 01
	Наименование ИВ	Газопоршневая установка Caterpillar G3512A (К-510)

Вид топлива	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	газ
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	NAME	отечественный
Плотность газа, кг/м3	V	420480
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т,	$B_{\text{ред}}$	1.116
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	469.25568
Группа установки	NAME	1940
Время работы оборудования, час/год	T	8
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	1700
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{\text{ог}} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	142.2849242
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	2.407005606
Температура отработавших газов, °К	$T_{\text{ог}}$	1.31
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{\text{ог}} = 1.31 / (1 + T_{\text{ог}} / 273)$	723
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{\text{ог}} = G_{\text{ог}} / g_{\text{ог}}$	0.359066265
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	6.70351364
	CO e_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	4.24
	NOx e_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	4.2
	CH e_{CH}	2.4
	C e_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.023
	SO2 e_{SO2}	1.4
	CH2O e_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0067
	бензапирен $q_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.00000055
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	17.6
	NOx q_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	17.5
	CH q_{CH}	10
	C q_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.1
	SO2 q_{SO2}	6
	CH2O q_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0267
	бензапирен $q_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.000002
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)	6.5695795
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	1.0675567
	0328 Углерод (Саж, Углерод черный) (583)	0.0469256
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	2.8155341
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	8.2589000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000011
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0125135
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	4.6925568
Всего, т/год	SUMMI	23.463567
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.8106667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.2942333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Саж, Углерод черный) (583)	0.0125741
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.7544444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.2848889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0035926
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)	1.2933333
Всего, г/с	SUMGI	6.453734

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{\text{ред}} / 1000$

$M_i = e_{ji} * P_j / 3600$

Источник загрязнения	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
	№ ИЗ	0207
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0207 01
	Наименование ИВ	Газопоршневая установка Caterpillar G3512A (К-560)

Вид топлива	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	газ
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, м3	NAME	отечественный
Плотность газа, кг/м3	B	420480
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	q	1.116
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$B_{\text{ред}}$	469.25568
Группа установки	P_j	1940
Время работы оборудования, час/год	NAME	8
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	T	1700
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	b_j	142.2849242
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	$G_{\text{ог}} = 8.72 * 10^{-6} * b_j * P_j$	2.407005606
Температура отработавших газов, °К	g	1.31
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$T_{\text{ог}}$	723
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$g_{\text{ог}} = 1.31 / (1 + T_{\text{ог}} / 273)$	0.359066265
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$Q_{\text{ог}} = G_{\text{ог}} / g_{\text{ог}}$	6.70351364
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	e_{mi}	
	CO e_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	4.24
	NOx e_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	4.2
	CH e_{CH}	2.4
	C e_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.023
	SO2 e_{SO2}	1.4
	CH2O e_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0067
	бензапирен $e_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.00000055
	q_{ji}	
	CO q_{CO} (с учетом снижения на 20% по п.6.4)	17.6
	NOx q_{NOx} (с учетом снижения в 2 раза по п.6.4)	17.5
	CH q_{CH}	10
	C q_{C} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.1
Валовый выброс, т/год	SO2 q_{SO2}	6
	CH2O q_{CH2O} (с учетом снижения в 15 раз по п.6.4)	0.0267
	бензапирен $q_{\text{БП}}$ (с учетом снижения в 20 раз по п.6.4)	0.000002
	Кoeffициент трансформации для NO2	0.8
	Кoeffициент трансформации для NO	0.13
	Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0.301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)
	Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0.304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)
		0.328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)
		0.330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)
		0.337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)
		0.703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)
		1.325 Формальдегид (Метаналь) (609)
		2.754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)
Всего, т/год	SUMMI	23.463567
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0.301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.8106667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0.304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.2942333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0.328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0125741
Максимальный из разовых выброс, г/с	0.330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.7544444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0.337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.2848889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0.703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1.325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0035926
Максимальный из разовых выброс, г/с	2.754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.2933333
Всего, г/с	SUMGI	6.453734

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $MSO2 = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a) $MCO = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $MCH4 = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) $MNOx = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $MC = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $MG = N \cdot Mi \cdot TG \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $GI = NI \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0209
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0209 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева нефти ППНП-1,5/6.3

	Обозначение переменных 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	8040
Расход топлива, тонн/год	B	200
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	24.93
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	271.19
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	MSO2	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	MCO	0.40678
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	MCH4	0.40678
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	MC	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.5
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6280.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1099.2
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000281
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	3189.2
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.8859
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	MNOx	0.08948
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0661
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.024856
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)	0.0528980
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0085959
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.3005956
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.3005956
Всего, т/год	SUMMI	0.662685
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0198846
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0032312
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.1129950
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.1129950
Всего, г/с	SUMGI	0.249106

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0209
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0209 02
	Наименование ИВ	Печь подогрева нефти ППНП-1,5/6.3
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	720
Расход топлива, тонн/год	B1	5.000
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	6.94
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	194.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.0006944
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.29100
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.29100
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0485000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.5
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6280.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	279.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000097490
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	2083.7
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.57881
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.0203142213
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0005
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0056428393
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)	0.0004188
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000681
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0012500
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0005000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0075000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.009737
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0045143
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0007336
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0134722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001929
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0808333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.099746

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0210
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0210 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева нефти ППНП-1,5/6.3
	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	B	378
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	43.15
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	271.19
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.40678
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.40678
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.5
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6280.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1902.8
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000486
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	3189.2
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.8859
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.15490
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.2159
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.043028
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)	0.1727176
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0280666
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.5669637
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.5669637
Всего, т/год	SUMMI	1.334712
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0344224
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0055936
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.1129950
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.1129950
Всего, г/с	SUMGI	0.266006

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0211
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0211 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева нефти ППНП-1,5/6.3

	Обозначение переменных 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	8040
Расход топлива, тонн/год	B1	222
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	27.58
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	271.19
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.40678
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.40678
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.5
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6280.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1216.4
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000311
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	3189.2
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.8859
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.09902
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0810
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.027507
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)	0.0647841
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0105274
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.3326573
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.3326573
Всего, т/год	SUMMI	0.740626
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0220055
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0035759
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.1129950
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.1129950
Всего, г/с	SUMGI	0.251571

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0211
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0211 02
	Наименование ИВ	Печь подогрева нефти ППНП-1,5/6.3
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	720
Расход топлива, тонн/год	B1	5.000
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	6.94
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	194.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.0006944
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.29100
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.29100
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0485000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.5
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6280.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	279.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение V _{гр} /V _г при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.000097490
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	2083.7
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.57881
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.0203142213
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0005
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0056428393
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)	0.0004188
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000681
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0012500
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0005000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0075000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.009737
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0045143
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0007336
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0134722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001929
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0808333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.099746

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $Mc = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0212
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0212 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева нефти ППНП-1,5/6.3
	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	B	202
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	23.11
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	271.19
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.40678
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.40678
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _c	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.5
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6280.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1019.4
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение V _{гр} /V _г при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000260
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	3189.2
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.8859
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.08298
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0620
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.023051
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)	0.0495682
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0080548
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.3037306
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.3037306
Всего, т/год	SUMMI	0.665084
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0184405
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0029966
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.1129950
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.1129950
Всего, г/с	SUMGI	0.247427

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M_{\Sigma} = N \cdot Mi \cdot T_{\Sigma} \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G_{\Sigma} = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0213
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0213 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева гликоля 910 P-60 А

	Обозначение переменных 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	8040
Расход топлива, тонн/год	B	65
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	8.12
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	94.53
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.14179
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.14179
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.6
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2512.1
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	358.2
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение V _{гр} /V _г при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000229
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	1111.6
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.3088
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.02541
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0176
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.007058
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)	0.0140415
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0022818
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.0979491
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0979491
Всего, т/год	SUMMI	0.212222
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0056461
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0009175
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.0393855
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0393855
Всего, г/с	SUMGI	0.085335

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $MSO2 = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a) $MCO = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $MCH4 = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) $MNOX = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $MC = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $MG = N \cdot Mi \cdot TG \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $GI = NI \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0213
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0213 02
	Наименование ИВ	Печь подогрева гликоля 910 Р-60 А

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	720
Расход топлива, тонн/год	B1	3.000
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	4.1667
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	44.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	MSO2	0.0004167
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	MCO	0.06600
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	MCH4	0.06600
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	MC	0.0110000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.6
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2512.1
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	167.8
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000146236
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	472.6
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.13128
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	MNOX	0.0069110238
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0005
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0019197288
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)	0.0003770
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000613
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0007500
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0003000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0045000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.005988
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0015358
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0002496
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0030556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001157
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0183333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.023290

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $MSO2 = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a) $MCO = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $MCH4 = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) $MNOx = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $Mc = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0214
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0214 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева гликоля 910 P-60 В

	Обозначение переменных 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	8040
Расход топлива, тонн/год	B	65
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	8.12
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	94.53
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	MSO2	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	MCO	0.14179
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	MCH4	0.14179
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	Mc	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.6
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2512.1
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	358.2
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000229
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	1111.6
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.3088
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	MNOx	0.02541
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0176
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.007058
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)	0.0140415
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0022818
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.0979491
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0979491
Всего, т/год	SUMMI	0.212222
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0056461
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0009175
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.0393855
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0393855
Всего, г/с	SUMGI	0.085335

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0214
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0214 02
	Наименование ИВ	Печь подогрева гликоля 910 P-60 В

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	720
Расход топлива, тонн/год	B1	3.000
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	4.1667
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	44.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.0004167
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.06600
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.06600
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0110000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.6
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2512.1
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	167.8
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение V _{гр} /V _г при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000146236
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	472.6
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.13128
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.0069110238
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0005
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0019197288
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)	0.0003770
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000613
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0007500
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0003000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0045000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.005988
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0015358
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0002496
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0030556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001157
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0183333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.023290

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = NI \cdot Mi / 3.6$

	производство	Приемный терминал
Источник загрязнения	№ IZ	0701
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0701 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева

	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	5952
Расход топлива, тонн/год	B1	519
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	87.20
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	231.70
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	0.9535
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.34755
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.34755
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.5
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6280.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	3845.6
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000982
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	2724.8
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.7569
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.26747
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.5991
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.074296
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)	0.4793092
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0778877
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.7785280
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.7785280
Всего, т/год	SUMMI	2.114253
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0594371
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0096585
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.0965419
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0965419
Всего, г/с	SUMGI	0.262179

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
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	производство	Приемный терминал
	№ IZ	0701
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0701 02
	Наименование ИВ	Печь подогрева

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	2808
Расход топлива, тонн/год	B	1.725
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	0.61
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	194.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.0000614
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.29100
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.29100
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0485000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.5
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6280.2
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	24.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000008623
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	2083.7
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.57881
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.0017968189
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.00002
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0004991164
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)	0.0000128
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000021
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0004312
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001725
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0025872
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.003206
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0003993
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000649
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0134722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000171
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0808333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.094787

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $MSO2 = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a) $MCO = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $MCH4 = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) $MNOX = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $MC = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $MG = N \cdot Mi \cdot TG \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $GI = NI \cdot Mi / 3.6$

Источник загрязнения	производство	Приемный терминал
	№ IZ	0702
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0702 01
Наименование ИВ		Печь подогрева ПП-0,63
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	5952
Расход топлива, тонн/год	B1	519
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	87.20
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	95.35
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	0.9535
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	MSO2	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	MCO	0.14303
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	MCH4	0.14303
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	MC	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2637.7
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	3845.6
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vгр/Vг при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0002337
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	1121.3
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.3115
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	MNOX	0.26207
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	1.4265
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.072797
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)	1.1412124
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1854470
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.7785280
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.7785280
Всего, т/год	SUMMI	2.883715
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0582374
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0094636
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.0397292
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0397292
Всего, г/с	SUMGI	0.147159

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
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	производство	Приемный терминал
	№ IZ	0702
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0702 02
	Наименование ИВ	Печь подогрева ПП-0,63

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	2808
Расход топлива, тонн/год	B	2.979
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	1.06
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	100.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.0001061
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.15000
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.15000
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0250000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2637.7
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	42.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000035463
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	1074.1
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.29836
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.0038090284
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0001
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0010580634
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)	0.0000908
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000148
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0007448
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0002979
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0044688
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.005617
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0008465
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0001375
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0069444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000295
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0416667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.049625

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0247
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0247 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева ПБТ-1,6МГЖ
	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	8040
Расход топлива, тонн/год	B	200
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	24.93
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	114.95
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.17242
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.17242
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.6
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6698.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1099.2
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vгр/Vг при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000263
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	1351.8
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.3755
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.03556
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0620
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.009877
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)	0.0495919
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0080587
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.3005956
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.3005956
Всего, т/год	SUMMI	0.658842
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0079017
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0012840
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.0478950
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0478950
Всего, г/с	SUMGI	0.104976

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0247
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0247 02
	Наименование ИВ	Печь подогрева ПБТ-1,6МГЖ

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	720
Расход топлива, тонн/год	B1	5.000
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	6.94
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	82.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.0006944
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.12300
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.12300
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0205000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.6
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6698.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	279.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение V _{гр} /V _г при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000091397
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	880.7
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.24465
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.0080497720
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0005
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0022360478
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)	0.0003927
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000638
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0012500
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0005000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0075000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.009707
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0017888
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0002907
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0056944
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001929
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0341667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.042134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $MSO2 = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a) $MCO = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $MCH4 = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) $MNOx = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $Mc = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $MG = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = NI \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0248
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0248 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева ПП-0,63АК

	Обозначение переменных 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	8040
Расход топлива, тонн/год	B1	378
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	47.01
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	114.95
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	MSO2	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	MCO	0.17242
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	MCH4	0.17242
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	Mc	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2637.7
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	2073.2
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0001260
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	1351.8
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.3755
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	MNOx	0.17033
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.5601
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.047313
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)	0.4480592
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0728096
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.5669637
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.5669637
Всего, т/год	SUMMI	1.654796
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0378504
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0061507
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.0478950
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0478950
Всего, г/с	SUMGI	0.139791

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0248
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0248 02
	Наименование ИВ	Печь подогрева ПП-0,63АК

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	720
Расход топлива, тонн/год	B1	5.000
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	6.94
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	82.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.0006944
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.12300
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.12300
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0205000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2637.7
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	279.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение V _{гр} /V _г при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000232120
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	880.7
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.24465
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.0204438654
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0012
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0056788515
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)	0.0009973
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0001621
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0012500
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0005000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0075000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.010409
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0045431
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0007383
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0056944
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001929
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0341667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.045335

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M\_ = N \cdot Mi \cdot T\_ \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G\_ = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0249
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0249 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева ПБТ-1,6МГ

	Обозначение переменных 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_	8040
Расход топлива, тонн/год	B1	222
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	27.58
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	114.95
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.17242
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.17242
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.6
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6698.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1216.4
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000291
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	1351.8
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO_	0.3755
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.03935
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0759
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.010931
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)	0.0607351
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0098694
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.3326573
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.3326573
Всего, т/год	SUMMI	0.735919
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0087445
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0014210
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.0478950
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0478950
Всего, г/с	SUMGI	0.105956

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $MSO2 = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a) $MCO = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $MCH4 = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) $MNOX = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $MC = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $MG = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $GI = NI \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0249
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0249 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева ПБТ-1,6МГ

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	720
Расход топлива, тонн/год	B1	5.000
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	6.94
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	82.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	MSO2	0.0006944
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	MCO	0.12300
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	MCH4	0.12300
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	MC	0.0205000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	1.6
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	6698.9
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	279.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000091397
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	880.7
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.24465
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	MNOX	0.0080497720
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0005
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0022360478
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)	0.0003927
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000638
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0012500
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0005000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0075000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.009707
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0017888
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0002907
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0056944
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001929
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0341667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.042134

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $M_{NOx} = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $M_{\epsilon} = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0250
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0250 01
	Наименование ИВ	Печь подогрева ПП-0,63А

	Обозначение переменных 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	8040
Расход топлива, тонн/год	B	202
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	25.18
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	111.60
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	1.116
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	0
Содержание серы в топливе, %	SR	0
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	M _{SO2}	0.00000
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	M _{CO}	0.16740
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	M _{CH4}	0.16740
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	M _ε	0.0000000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.5
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2637.7
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	1110.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение V _{гр} /V _г при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.83
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000675
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	1312.4
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.3646
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	M _{NOx}	0.08859
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.1607
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.024608
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)	0.1285884
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0208956
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	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)	0.3037306
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.3037306
Всего, т/год	SUMMI	0.756945
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0196864
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0031990
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	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)	0.0465000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0465000
Всего, г/с	SUMGI	0.115885

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.5.1.1. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в трубчатых печах

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) $MSO2 = B \cdot (2 \cdot SR \cdot BB + 1.88 \cdot H2S \cdot (1-BB)) \cdot 0.01$
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a) $MCO = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26) $MCH4 = 1.5 \cdot B \cdot 10^{-3}$
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3) $MNOx = VR \cdot CNOX$
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7) $Mc = B \cdot BB \cdot Ar \cdot 10^{-2}$
Валовый выброс, т/год $M = N \cdot Mi \cdot T \cdot 10^{-3}$
Максимальный из разовых выброс, г/с $G = N1 \cdot Mi / 3.6$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источники загрязнения	№ IZ	0250
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0250 02
	Наименование ИВ	Печь подогрева ПП-0,63А

	Обозначение переменных в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	дизельное топливо
Общее количество топок	N	1
Количество одновременно работающих топок, шт.	N1	1
Время работы одной топки, час/год	T	720
Расход топлива, тонн/год	B1	5.000
Максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	B	6.94
Паспортный максимальный расход топлива одной топкой, кг/час	Bp	82.00
Плотность газа, кг/м3 (или диз.топлива)	q	840
Массовая доля жидкого топлива, в долях единицы	BB	1
Содержание серы в топливе, %	SR	0.005
Содержание сероводорода в топливе (% по массе)	H2S	0.28
Содержание золы в топливе (% по массе) (Приложение 2.1)	Ar	0.025
Количество выбросов Диоксида серы (0330), кг/час (5.1)	MSO2	0.0006944
Количество выбросов Оксида углерода (0337), кг/час (5.2a)	MCO	0.12300
Количество выбросов Метана (0410), кг/час (5.26)	MCH4	0.12300
Количество выбросов Сажи (0328), кг/час (5.7)	Mc	0.0205000
Энергетический эквивалент топлива(табл.5.1)	E	1.37
Число форсунок на одну топку, шт.	NN	1
Теплопроизводительность одной топки, Гкал/час	GK	0.63
Расчетная теплопроизводительность одной форсунки, МДж/час	QP	2637.7
Фактическая средняя теплопроизводительность одной форсунки (МДж/ч)	QF	279.7
Коэффициент избытка воздуха в уходящих дымовых газах	A	1.00
Отношение Vcr/Vr при заданном коэф. избытка воздуха (табл.5.1)	V	0.85
Концентрация оксидов азота, кг/м3 (5.6)	CNOX	0.0000232120
Объем продуктов сгорания, м3/ч (5.4)	VR	880.7
Объем продуктов сгорания, м3/с	VO	0.24465
Количество выбросов Оксидов азота (0301 и 0304), кг/час (5.3)	MNOx	0.0204438654
Валовый выброс окислов азота, т/год	M1	0.0012
Максимальный из разовых выброс окислов азота, г/с	G1	0.0056788515
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)	0.0009973
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0001621
Валовый выброс, т/год	0328 Сажа (583)	0.0012500
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0005000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0075000
Валовый выброс, т/год	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.010409
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0045431
Максимальный разовый выброс, г/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0007383
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Сажа (583)	0.0056944
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0001929
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0341667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0410 Метан (727*)	0.0000000
Всего, г/с	SUMGI	0.045335

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0219
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0219 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 48
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0220
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0220 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 48
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажa, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажa, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0221
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0221 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 48
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0222
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0222 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 48
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0223
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0223 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 48
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажa, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажa, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0224
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0224 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 48
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0225
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0225 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 48
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Коэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Коэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Коэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0226
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0226 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 36
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0227
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0227 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 36
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0228
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0228 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 36
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0229
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0229 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 36
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ IZ	0230
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0230 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 36
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0231
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0231 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 36
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Сборник методик по расчету выбросов вредных в атмосферу различными производствами". Алматы, КазЭКОЭКСП, 1996 г. п.2. Расчет выбросов вредных веществ при сжигании топлива в котлах паропроизводительностью до 30 т/час

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0232
	Наименование ИЗА	Труба
Источника выделения	№ IV	0232 01
	Наименование ИВ	Печь обогрева «Cata-Dyne»WX 24 x 36
	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NPNAME	газ нефтепромысловый
Расход топлива, тонн/год	BT	12
Расход топлива, т/с	BG	0.3683
Плотность газа, кг/м3	q	1.116
Время работы одной топки, час/год	T_	8760
Низшая теплота сгорания рабочего топлива, МДж/кг(прил. 2.1)	QR	34
Средняя зольность топлива, %(прил. 2.1)	AR	0.000
Среднее содержание серы в топливе, %(прил. 2.1)	SR	0.000
Номинальная тепловая мощность котлоагрегата, кВт	QN	9.372
Фактическая мощность котлоагрегата, кВт	QF	9.372
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (рис. 2.1 или 2.2)	KNO	0.050
Козфф. снижения выбросов азота в рез-те техн.решений	B	0.000
Кол-во окислов азота, кг/1 Гдж тепла (ф-ла 2.7a)	$KNO = KNO \cdot (QF / QN)^{0.25}$	0.050
Выброс окислов азота, т/год (ф-ла 2.7)	$MNOT = 0.001 \cdot BT \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.020
Выброс окислов азота, т/с (ф-ла 2.7)	$MNOG = 0.001 \cdot BG \cdot QR \cdot KNO \cdot (1-B)$	0.001
Кэффициент трансформации для NO2	K1NO2	0.8
Кэффициент трансформации для NO	K1NO	0.13
Доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива(п. 2.2)	NSO2	0.000
Содержание сероводорода в топливе, %(прил. 2.1)	H2S	0.000
Выбросы окислов серы, т/год (ф-ла 2.2)	$M = 0.02 \cdot BT \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BT$	0.000
Выбросы окислов серы, т/с (ф-ла 2.2)	$G = 0.02 \cdot BG \cdot SR \cdot (1-NSO2) + 0.0188 \cdot H2S \cdot BG$	0.000
Потери тепла от механической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q4	0.000
Потери тепла от химической неполноты сгорания, %(табл. 2.2)	Q3	0.500
Кэффициент, учитывающий долю потери тепла	R	0.500
Выход окиси углерода в кг/тонн или кг/тыс.м3 (ф-ла 2.5)	$CCO = Q3 \cdot R \cdot QR$	8.492
Выбросы окиси углерода, т/год (ф-ла 2.4)	$M = 0.001 \cdot BT \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.099
Выбросы окиси углерода, т/с (ф-ла 2.4)	$G = 0.001 \cdot BG \cdot CCO \cdot (1-Q4 / 100)$	0.003
Кэффициент(табл. 2.1)	F	0.010
Выброс твердых частиц, т/год (ф-ла 2.1)	$M = BT \cdot AR \cdot F$	0.000
Выброс твердых частиц, т/с (ф-ла 2.1)	$G_ = BG \cdot AIR \cdot F$	0.000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0157832
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0025648
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)	0.0986448
Валовый выброс, т/год	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/год	SUMMI	0.116993
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0005005
Максимальный разовый выброс, т/с (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0000813
Максимальный из разовых выброс, т/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0000000
Максимальный из разовых выброс, т/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031280
Максимальный из разовых выброс, т/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0000000
Всего, т/с	SUMGI	0.003710

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$
$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$

	производство	Центральный пункт подготовки нефти (ЦУПН)
Источник загрязнения	№ ИЗ	0205
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0205 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор Caterpillar 30DG-965

	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	$B_{зад}$	251
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	1600
Группа установки	NAME	В
Время работы оборудования, час/год	T	806.00
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	194.7000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	2.7164544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	7.565328922
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
	CO e_{CO}	5.3
	NOx e_{NOx}	8.4
	CH e_{CH}	2.4
	C e_C	0.35
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.1
	бензапирен $e_{БП}$	0.000011
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	22
	NOx q_{NOx}	35
	CH q_{CH}	10
	C q_C	1.5
	SO2 q_{SO2}	6
	CH2O q_{CH2O}	0.4
	бензапирен $q_{БП}$	0.000045
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	7.0303834
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	1.1424373
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.3766277
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	1.5065107
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	5.5238726
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000113
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.1004340
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	2.5108512
Всего, т/год	SUMMI	18.191128
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.9866667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4853333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1555556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4888889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.3555556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000049
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0444444
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)	1.0666667
Всего, г/с	SUMGI	7.583116

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	"Старый" вахтовый поселок
	№ ИЗ	0308
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0308 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор Teksan

	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,	$B_{зад}$	17
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	408
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	200.00
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	205.8824
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.73248
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	2.039957722
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.5376000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0873600
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0336000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0840000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.4368000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000009
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0084000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.2016000
Всего, т/год	SUMMI	1.389361
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.8704000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1414400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0566667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.1360000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.7026667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000014
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0136000
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)	0.3286667
Всего, г/с	SUMGI	2.249442

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

Вахтовый поселок на
Приемном терминале

Источник загрязнения	производство	№ ИЗ	0401
	Наименование ИЗА		Дымовая труба
Источника выделения	№ IV		0401 01
	Наименование ИВ		Дизельгенератор №1 Jonh Deer

	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,	$B_{зад}$	0.4
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	91
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	20.00
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	212.3100
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.168472231
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.469195376
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0123649
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0020093
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0007728
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0019320
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0100465
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0001932
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0046369
Всего, т/год	SUMMI	0.031956
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.1941333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0315467
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0126389
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0303333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1567222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0030333
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)	0.0733056
Всего, г/с	SUMGI	0.501714

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

Вахтовый поселок на

Приемном терминале

Источник загрязнения	№ IZ	0402
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0402 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор №2 Jonh Deer

	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	$B_{доб}$	0.4
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	91
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	20.00
Удельный расход топлива на экпл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	212.3100
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.168472231
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.469195376
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0123649
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0020093
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0007728
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0019320
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0100465
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0001932
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0046369
Всего, т/год	SUMMI	0.031956
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.1941333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0315467
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0126389
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0303333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1567222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0030333
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)	0.0733056
Всего, г/с	SUMGI	0.501714

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} \cdot B_{\text{дв}} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{\text{нi}} \cdot P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Вахтовый поселок на Приемном терминале
	№ ИЗ	0403
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0403 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор №3 Jonh Deer

	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	$B_{\text{дв}}$	0.4
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	91
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	20.00
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	212.3100
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{\text{ог}} = 8.72 \cdot 10^{-6} \cdot b_z \cdot P_z$	0.168472231
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{\text{ог}}$	226
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)	$Q_{\text{ог}} = G_{\text{ог}} / g_{\text{ог}}$	0.469195376
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{\text{нi}}$	
	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_{ji}	
	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)	0.0123649
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0020093
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0007728
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0019320
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0100465
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.00000002
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0001932
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0046369
Всего, т/год	SUMMI	0.031956
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.1941333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0315467
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0126389
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0303333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1567222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0030333
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)	0.0733056
Всего, г/с	SUMGI	0.501714

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Вахтовый поселок на Приемном терминале
	№ ИЗ	0407
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0407 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор TEKSAN TJ400DW5L

	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,	$B_{зад}$	20.531
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	290.4
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	350.00
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	202.0000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.511522176
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	1.424589904
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.6570010
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1067627
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0410626
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.1026564
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.5338133
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000011
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0102656
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.2463754
Всего, т/год	SUMMI	1.697938
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.6195200
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1006720
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0403333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0968000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.5001333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000010
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0096800
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)	0.2339333
Всего, г/с	SUMGI	1.601073

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{доб} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Приемный терминал
	№ ИЗ	0711
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0711 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор 12G6-960

	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,	$B_{доб}$	79.794
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	620
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	650.00
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	198.0000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	1.0704672
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	2.981252499
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.5534080
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4149288
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1595880
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.3989700
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.0746440
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000044
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0398970
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.9575280
Всего, т/год	SUMMI	6.598968
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.3226667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.2149333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0861111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.2066667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	1.0677778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000021
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0206667
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)	0.4994444
Всего, г/с	SUMGI	3.418269

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Новый вахтовый поселок
	№ ИЗ	0901
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0901 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор Aksa 660

	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,	$B_{зад}$	58.531
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	528
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	520.00
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	213.1818
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.981523116
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	2.733543114
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.8729982
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.3043622
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1170624
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.2926560
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	1.5218111
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000032
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0292656
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.7023743
Всего, т/год	SUMMI	4.840533
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.1264000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1830400
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0733333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.1760000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.9093333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000018
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0176000
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)	0.4253333
Всего, г/с	SUMGI	2.911042

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Новый вахтовый поселок
	№ ИЗ	0904
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0904 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор Aksa 144

	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,	$B_{зад}$	6.720
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	144
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	200.00
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	233.3333
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.292991958
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.815982972
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.2150400
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0349440
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0134400
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0336000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1747200
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000004
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0033600
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0806400
Всего, т/год	SUMMI	0.555744
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.3072000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0499200
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0200000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0480000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.2480000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000005
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0048000
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)	0.1160000
Всего, г/с	SUMGI	0.793921

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Новый вахтовый поселок
	№ ИЗ	0905
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0905 01
	Наименование ИВ	Сварочный агрегат САГ CPW 380

	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,	$B_{зад}$	7.308
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	20
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	1450.00
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	252.0000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.0439488
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, ⁰ К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.122397463
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.2513952
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0408517
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0219240
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0328860
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.2192400
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000004
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0043848
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.1096200
Всего, т/год	SUMMI	0.680302
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0457778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0074389
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0038889
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0061111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0400000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000001
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0008333
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)	0.0200000
Всего, г/с	SUMGI	0.124050

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Новый вахтовый поселок
	№ ИЗ	0906
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0906 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор Mosa GE 15 PSX KVA16

	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	$B_{зад}$	6
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	12
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	2500.00
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	196.0000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.02050944
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.057118816
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.2022720
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0328692
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0176400
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0264600
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1764000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0035280
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0882000
Всего, т/год	SUMMI	0.547370
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0274667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0044633
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0023333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0036667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0240000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.00000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0005000
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)	0.0120000
Всего, г/с	SUMGI	0.074430

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Новый вахтовый поселок
	№ ИЗ	0907
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0907 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор Mosa GE 15 PSX KVA16

	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	$B_{зад}$	6
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	12
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	2500.00
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	196.0000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.02050944
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.057118816
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.2022720
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0328692
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0176400
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0264600
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1764000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0035280
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0882000
Всего, т/год	SUMMI	0.547370
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0274667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0044633
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0023333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0036667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0240000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.00000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0005000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0120000
Всего, г/с	SUMGI	0.074430

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Новый вахтовый поселок
	№ ИЗ	0908
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0908 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор Mosa GE 15 PSX KVA16

	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	$B_{зад}$	6
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	12
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	2500.00
Удельный расход топлива на экспл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	196.0000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.02050944
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.057118816
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.2022720
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0328692
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0176400
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0264600
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1764000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0035280
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0882000
Всего, т/год	SUMMI	0.547370
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0274667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0044633
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0023333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0036667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0240000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензпирен) (54)	0.00000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0005000
Максимальный из разовых выброс, г/с	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0120000
Всего, г/с	SUMGI	0.074430

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

Источники загрязнения	производство	Ақшимрай
	№ ИЗ	1001
Источники выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	1001 01
	Наименование ИВ	Дизельгенератор JOHN DEER GD-002B

	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	$B_{зад}$	2
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	24
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	145.00
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	259.0000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.05420352
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	226
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.150956871
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	$e_{пи}$	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0688000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0111800
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0060000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0090000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0600000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0012000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0300000
Всего, т/год	SUMMI	0.186180
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0549333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0089267
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0046667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0073333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0480000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000001
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0010000
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)	0.0240000
Всего, г/с	SUMGI	0.148860

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников п. 3 Расчетный метод определения выбросов в атмосферу от предприятий по производству строительных материалов Приложение №11 к Приказу Министра охраны окружающей среды Республики Казахстан от 18.04.2008 №100-п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1-NJ)$	
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1-NJ)$	
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6150
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6150 01
	Наименование ИВ	Блок приготовление цементных растворов

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид работ	NAME	пересыпка
Влажность материала, %	Vl	2
Козфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	K5	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	P1	0.04
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	P2	0.03
Скорость ветра в зоне работы (средняя), м/с	G3SR	3.8
Козфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	P3SR	1.2
Скорость ветра в зоне работы (максимальная), м/с	G3	10
Козфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	P3	1.7
Козффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	P6	0.005
Размер куска материала, мм	G7	2
Козффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	P5	0.8
Высота падения материала, м	GB	0.5
Козффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	B	0.4
Количество перерабатываемого материалы, т/год	G1	2.0
Количество перерабатываемого материалы, т/час	G	1
Время работы в год, часов	RT	2.0
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	0.145066667
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G1$	3.6864E-06
Валовый выброс, т/год	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.0000037
Всего, т/год	SUMMI	0.000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.1450667
Всего, г/с	SUMGI	0.145067

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников п. 3 Расчетный метод определения выбросов в атмосферу от предприятий по производству строительных материалов Приложение №11 к Приказу Министра охраны окружающей среды Республики Казахстан от 18.04.2008 №100-п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1-NJ)$	
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1-NJ)$	
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6151
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6151 01
	Наименование ИВ	Склад и узел пересыпки цемента

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид работ	NAME	пересыпка
Влажность материала, %	Vl	2
Козфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	K5	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	P1	0.04
Доля пыли, переходящей в аэрозоли(табл.1)	P2	0.03
Скорость ветра в зоне работы (средняя), м/с	G3SR	3.8
Козфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	P3SR	1.2
Скорость ветра в зоне работы (максимальная), м/с	G3	10
Козфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	P3	1.7
Козффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	P6	0.005
Размер куска материала, мм	G7	2
Козффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	P5	0.8
Высота падения материала, м	GB	0.5
Козффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	B	0.4
Количество перерабатываемого материалы, т/год	G1	2.0
Количество перерабатываемого материалы, т/час	G	1
Время работы в год, часов	RT	2.0
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	0.145066667
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G1$	3.6864E-06
Валовый выброс, т/год	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.0000037
Всего, т/год	SUMMI	0.000004
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.1450667
Всего, г/с	SUMGI	0.145067

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников п. 3 Расчетный метод определения выбросов в атмосферу от предприятий по производству строительных материалов Приложение №11 к Приказу Министра охраны окружающей среды Республики Казахстан от 18.04.2008 №100-п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1-NJ)$	
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1-NJ)$	
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6179
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6179 01
	Наименование ИВ	Бункер для засыпки материалов при ГРП

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид работ	NAME	пересыпка
Влажность материала, %	Vl	2
Козфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	K5	0.8
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	P1	0.05
Доля пыли, переходящей в аэрозоли(табл.1)	P2	0.03
Скорость ветра в зоне работы (средняя), м/с	G3SR	3.8
Козфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	P3SR	1.2
Скорость ветра в зоне работы (максимальная), м/с	G3	10
Козфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	P3	1.7
Козффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	P6	1
Размер куска материала, мм	G7	1
Козффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	P5	1
Высота падения материала, м	GB	0.8
Козффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	B	0.5
Количество перерабатываемого материалы, т/год	G1	300.0
Количество перерабатываемого материалы, т/час	G	1.0
Время работы в год, часов	RT	300.0
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	0.283377533
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G1$	0.216033696
Валовый выброс, т/год	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.2160337
Всего, т/год	SUMMI	0.216034
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.2833775
Всего, г/с	SUMGI	0.283378

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников п. 3 Расчетный метод определения выбросов в атмосферу от предприятий по производству строительных материалов Приложение №11 к Приказу Министра охраны окружающей среды Республики Казахстан от 18.04.2008 №100-п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1-NJ)$	
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1-NJ)$	
	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6177
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6177 01
	Наименование ИВ	Экскаватор

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид работ	NAME	Выемочно-погрузочные работы
Влажность материала, %	VL	8
Козфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	K5	0.4
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	P1	0.05
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	P2	0.03
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	G3SR	3.8
Козфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	P3SR	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	G3	10
Козфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	P3	1.7
Кэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	P6	1
Размер куска материала, мм	G7	1
Козэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	P5	1
Высота падения материала, м	GB	0.5
Козэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	B	0.4
Количество перерабатываемой породы, т/час	G	8.64
Время работы в год, часов	RT	600
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	0.9792
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot RT$	1.492992
Валовый выброс, т/год	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	1.492992
Всего, т/год	SUMMI	1.492992
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.9792
Всего, г/с	SUMGI	0.9792

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников п. 3 Расчетный метод определения выбросов в атмосферу от предприятий по производству строительных материалов Приложение №11 к Приказу Министра охраны окружающей среды Республики Казахстан от 18.04.2008 №100-п

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1-NJ)$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^6 / 3600 \cdot (1-NJ)$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6178
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6178 01
	Наименование ИВ	Бульзодер

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид работ	NAME	Пересыпка
Влажность материала, %	VL	8
Козфф., учитывающий влажность материала(табл.4)	K5	0.4
Доля пылевой фракции в материале(табл.1)	P1	0.05
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	P2	0.03
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (средняя), м/с	G3SR	3.8
Козфф.учитывающий среднюю скорость ветра(табл.2)	P3SR	1.2
Скорость ветра в зоне работы экскаватора (максимальная), м/с	G3	10
Козфф. учитывающий максимальную скорость ветра(табл.2)	P3	1.7
Кэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	P6	1
Размер куска материала, мм	G7	1
Кэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	P5	1
Высота падения материала, м	GB	0.5
Кэффициент, учитывающий высоту падения материала(табл.7)	B	0.4
Количество перерабатываемой породы, т/час	G	1.45
Время работы в год, часов	RT	600
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot 10^6 / 3600$	0.16433333
Валовый выброс, т/год	$M_{\text{max}} = P1 \cdot P2 \cdot P3SR \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot B \cdot G \cdot RT$	0.25056
Валовый выброс, т/год	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.25056
Всего, т/год	SUMMI	0.25056
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.1643333
Всего, г/с	SUMGI	0.1643333

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников п. 3 Расчетный метод определения выбросов в атмосферу от предприятий по производству строительных материалов Приложение №11 к Приказу Министра охраны окружающей среды Республики Казахстан от 18.04.2008 №100-п и Временному методическому пособию по расчету выбросов от неорганизованных источников строительных материалов», Новороссийск, 1989 и с учетом экспертной оценки ввиду отсутствия утвержденных методик по расчету выбросов в атмосферу, используя метод экспертной оценки, величину выделения пыли рекомендуется принять равной 6,67 кг/м обрабатываемой поверхности

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год (6.6.2)	$MC = K1 \cdot K2 \cdot K3SR \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GGOD \cdot (1-NJ)$
Максимальный разовый выброс, г/с (6.6.1)	$GC = K1 \cdot K2 \cdot K3 \cdot K4 \cdot K5 \cdot K7 \cdot K8 \cdot K9 \cdot KE \cdot B \cdot GMAX \cdot 10^{-6} / 3600 \cdot (1-NJ)$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	6156
	Наименование ИЗА	неог.выброс
Источника выделения	№ IV	6156 01
	Наименование ИВ	Пескоструйные работы

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид работ	NAME	пескоструйные работы
Влажность материала, %	VL	0.5
Коефф., учитывающий влажность материала(табл.4)	K5	1
Доля пыли, переходящей в аэрозоль(табл.1)	P2	0.03
Коеэффициент, учитывающий местные условия(табл.3)	P6	1
Размер куска материала, мм	G7	1
Коеэффициент, учитывающий крупность материала(табл.5)	P5	1
Площадь очищаемой поверхности , м2	S	360
Время работы в год, часов	RT	50
Максимальный разовый выброс, г/с (8)	$G_{\text{с}} = 6.67 \cdot S \cdot P2 \cdot K5 \cdot P5 \cdot P6 \cdot 10^{-3}$	0.0720
Валовый выброс, т/год	$M = G \cdot RT \cdot 3600 \cdot 10^{-6}$	0.012966
Валовый выброс, т/год	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.0129665
Всего, т/год	SUMMI	0.0129665
Максимальный из разовых выброс, г/с	2908 Пыль неорганическая, содержащая двуокись кремния в %: 70-20 (шамот, цемент, пыль цементного производства - глина, глинистый сланец, доменный шлак, песок, клинкер, зола, кремнезем, зола углей казахстанских месторождений) (494)	0.072
Всего, г/с	SUMGI	0.072

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{zi} * B_{зд} / 1000$
$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0127
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0127 01
	Наименование ИВ	ДВС самоходной буровой установки

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NAME	дизельное топливо
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{зд}$	86
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	320
Группа установок	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	1279.76
Удельный расход топлива на экпл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	210.0000
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.585984
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	1.631966177
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{zi}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.7520000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4472000
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1720000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4300000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.2360000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000047
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0430000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.0320000
Всего, т/год	SUMMI	7.112205
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.6826667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1109333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0444444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.1066667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.5511111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000011
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0106667
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)	0.2577778
Всего, г/с	SUMGI	1.764268

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ ИЗ	0128
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0128 01
	Наименование ИВ	ДВС самоходной буровой установки

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NAME	дизельное топливо
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{зд}$	86
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	320
Группа установок	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	1279.76
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	210.0000
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.585984
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	1.631966177
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.7520000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4472000
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1720000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4300000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.2360000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000047
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0430000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.0320000
Всего, т/год	SUMMI	7.112205
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.6826667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1109333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0444444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.1066667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.5511111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000011
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0106667
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)	0.2577778
Всего, г/с	SUMGI	1.764268

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

Источник загрязнения	производство	Месторождение
	№ ИЗ	Комсомольское
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0129 01
	Наименование ИВ	Двигатель цементировочного агрегата АЦ-32

Вид топлива	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	дизельное топливо
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{зд}$	91
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	169
Группа установок	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	2733.31
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	197.0000
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ji}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.9120000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4732000
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1820000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4550000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.3660000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000050
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0455000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.0920000
Всего, т/год	SUMMI	7.525705
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0056333
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)	0.1361389
Всего, г/с	SUMGI	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0130
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0130 01
	Наименование ИВ	Дизельная электростанция

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NAME	дизельное топливо
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{зад}$	55.845
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	160
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	1771.73
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	197.0000
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.7870400
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.2903940
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1116900
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.2792250
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	1.4519700
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000031
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0279225
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.6701400
Всего, т/год	SUMMI	4.618385
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:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0134
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0134 01
	Наименование ИВ	ДВС самоходной буровой установки

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NAME	дизельное топливо
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{зд}$	86
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	320
Группа установок	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	1279.76
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	210.0000
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.585984
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	1.631966177
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ji}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.7520000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4472000
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1720000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4300000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.2360000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000047
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0430000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.0320000
Всего, т/год	SUMMI	7.112205
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.6826667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1109333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0444444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.1066667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.5511111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000011
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0106667
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)	0.2577778
Всего, г/с	SUMGI	1.764268

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зд} / 1000$

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ ИЗ	0135
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0135 01
	Наименование ИВ	Двигатель цементировочного агрегата АЦ-32

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NAME	дизельное топливо
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{зд}$	91
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	169
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	2733.31
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	197.0000
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.29031496
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.808527529
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.9120000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4732000
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1820000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4550000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.3660000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000050
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0455000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.0920000
Всего, т/год	SUMMI	7.525705
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0056333
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)	0.1361389
Всего, г/с	SUMGI	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

Источник загрязнения	производство	Месторождение
	№ IZ	Комсомольское
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0136 01
	Наименование ИВ	Дизельная электростанция

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NAME	дизельное топливо
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{\text{год}}$	55.845
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	$P_{\text{э}}$	160
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	1771.73
Удельный расход топлива на эксл./номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	$b_{\text{э}}$	197.0000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{\text{ог}} = 8.72 * 10^{-6} * b_{\text{э}} * P_{\text{э}}$	0.2748544
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{\text{ог}}$	177
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)	$Q_{\text{ог}} = G_{\text{ог}} / g_{\text{ог}}$	0.76546985
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_{C}	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{\text{БП}}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{zi}	
	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	$KNO2$	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)	1.7870400
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.2903940
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1116900
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.2792250
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	1.4519700
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000031
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0279225
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.6701400
Всего, т/год	SUMMI	4.618385
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:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{zi} * B_{зад} / 1000$

$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0137
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0137 01
	Наименование ИВ	Дизель вакуумной машины

	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	$B_{зад}$	8.16
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	9
Группа установок	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	2556.37
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	354.6700
Расход отработавших газов, кг/с (A.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.027834502
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (A.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (A.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.077519122
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{zi}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.2611200
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0424320
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0163200
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0408000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.2121600
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000004
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0040800
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0979200
Всего, т/год	SUMMI	0.674832
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0192000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0031200
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0012500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0030000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0155000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0003000
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)	0.0072500
Всего, г/с	SUMGI	0.049620

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{zi} * B_{zob} / 1000$

$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0138 01
	Наименование ИВ	Дизель каротажной станции

	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_{zob}	5.728
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	8
Группа установок	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	2018.78
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	354.6700
Расход отработавших газов, кг/с (A.3)	$G_{oz} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.024741779
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	Tog	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м³ (A.5)	$g_{oz} = 1.31 / (1 + Tog / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м³/с (A.4)	$Q_{oz} = G_{oz} / g_{oz}$	0.068905886
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{zi}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.1970432
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0320195
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0171840
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0257760
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1718400
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0034368
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0859200
Всего, т/год	SUMMI	0.533220
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0183111
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0029756
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0015556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0024444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0160000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0003333
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)	0.0080000
Всего, г/с	SUMGI	0.049620

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зд} / 1000$

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0139
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0139 01
	Наименование ИВ	Дизель каротажной станции

	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	$B_{зд}$	10.575
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	26
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	1146.79
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	354.6700
Расход отработавших газов, кг/с (A.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.080410782
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	Tог	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (A.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (A.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.22394413
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.3637800
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0591143
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0317250
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0475875
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.3172500
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000006
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0063450
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.1586250
Всего, т/год	SUMMI	0.984427
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0595111
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0096706
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0050556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0079444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0520000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000001
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0010833
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)	0.0260000
Всего, г/с	SUMGI	0.161265

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зд} / 1000$

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	0140
Источника выделения	№ IV	Дымовая труба
		0140 01
	Наименование ИВ	Мачта освещения

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид топлива	NAME	дизельное топливо
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME	отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{зд}$	4.896
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	7.7
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	2880.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	245.0000
Расход отработавших газов, кг/с (A.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.01645028
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	Tог	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м³ (A.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м³/с (A.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.04581405
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.1684224
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0273686
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0146880
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0220320
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1468800
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000003
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0029376
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0734400
Всего, т/год	SUMMI	0.455769
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0176244
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0028640
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0014972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0023528
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0154000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.00000003
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0003208
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)	0.0077000
Всего, г/с	SUMGI	0.047759

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	0141
Источника выделения	№ IV	Дымовая труба
		0141 01
	Наименование ИВ	Компрессор винтовой

	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	$B_{зад}$	1.53
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	50
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	151.20
Удельный расход топлива на эксл. /номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	202.3800
Расход отработавших газов , кг/с (A.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.08823768
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °K	Tог	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (A.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (A.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.24574205
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0526320
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0085527
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0045900
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0068850
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0459000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0009180
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0229500
Всего, т/год	SUMMI	0.142428
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.1144444
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0185972
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0097222
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0152778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1000000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0020833
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)	0.0500000
Всего, г/с	SUMGI	0.310125

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0142 01
	Наименование ИВ	Мобильный компрессор

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 _{зад}	2.346
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P _з	63
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	184.00
Удельный расход топлива на эксл. /номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b _з	202.3800
Расход отработавших газов , кг/с (A.3)	G _{ог} = 8.72 * 10 ⁻⁶ * b _з * P _з	0.111179477
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °K	T _{ог}	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (A.5)	g _{ог} = 1.31 / (1 + T _{ог} / 273)	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (A.4)	Q _{ог} = G _{ог} / g _{ог}	0.309634983
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e _{mi}	
	CO e _{CO}	7.2
	NOx e _{NOx}	10.3
	CH e _{CH}	3.6
	C e _C	0.7
	SO2 e _{SO2}	1.1
	CH2O e _{CH2O}	0.15
	бензапирен e _{БП}	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q _{ji}	
	CO q _{CO}	30
	NOx q _{NOx}	43
	CH q _{CH}	15
	C q _C	3
	SO2 q _{SO2}	4.5
	CH2O q _{CH2O}	0.6
	бензапирен q _{БП}	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0807024
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0131141
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0070380
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0105570
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0703800
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0014076
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0351900
Всего, т/год	SUMMI	0.218389
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.1442000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0234325
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0122500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0192500
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.1260000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0026250
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)	0.0630000
Всего, г/с	SUMGI	0.390758

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0143
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0143 01
	Наименование ИВ	Двигатель вакуум- ассенизатора

	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	$B_{зад}$	54.294
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	221
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	1825.00
Удельный расход топлива на эксл./номинал. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	134.6160
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.259421195
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.722488353
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.7374080
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.2823288
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1085880
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.2714700
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	1.4116440
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000030
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0271470
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.6515280
Всего, т/год	SUMMI	4.490117
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.4714667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0766133
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0306944
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0736667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.3806111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000007
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0073667
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)	0.1780278
Всего, г/с	SUMGI	1.218447

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$$
$$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$$

Месторождение
Комсомольское

Источники загрязнения	производство	№ ИЗ	0144
Источника выделения	Наименование ИЗА		Дымовая труба
	№ IV		0144 01
	Наименование ИВ		Двигатель ППУ

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 _{зад}	54.294
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P _з	221
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	1825.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b _з	134.6160
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	G _{ог} = 8.72 * 10 ⁻⁶ * b _з * P _з	0.259421195
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	T _{ог}	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	g _{ог} = 1.31 / (1 + T _{ог} / 273)	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	Q _{ог} = G _{ог} / g _{ог}	0.722488353
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e _{mi}	
	CO e _{CO}	6.2
	NOx e _{NOx}	9.6
	CH e _{CH}	2.9
	C e _C	0.5
	SO2 e _{SO2}	1.2
	CH2O e _{CH2O}	0.12
	бензапирен e _{БП}	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q _{ji}	
	CO q _{CO}	26
	NOx q _{NOx}	40
	CH q _{CH}	12
	C q _C	2
	SO2 q _{SO2}	5
	CH2O q _{CH2O}	0.5
	бензапирен q _{БП}	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.7374080
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.2823288
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1085880
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.2714700
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	1.4116440
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000030
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0271470
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.6515280
Всего, т/год	SUMMI	4.490117
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.4714667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0766133
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0306944
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0736667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.3806111
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000007
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0073667
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)	0.1780278
Всего, г/с	SUMGI	1.218447

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зд} / 1000$

$M_i = e_{ji} * P_z / 3600$

Источник загрязнения	производство	Месторождение
	№ IZ	Комсомольское
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0145 01
	Наименование ИВ	Двигатель АЦН

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 _{зд}	49.64
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P _з	177
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	1825.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b _з	153.6723
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	G _{ог} = 8.72 * 10 ⁻⁶ * b _з * P _з	0.237184
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	T _{ог}	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	g _{ог} = 1.31 / (1 + T _{ог} / 273)	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	Q _{ог} = G _{ог} / g _{ог}	0.660557738
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e _{пи}	
	CO e _{CO}	6.2
	NOx e _{NOx}	9.6
	CH e _{CH}	2.9
	C e _C	0.5
	SO2 e _{SO2}	1.2
	CH2O e _{CH2O}	0.12
	бензапирен e _{БП}	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q _{ji}	
	CO q _{CO}	26
	NOx q _{NOx}	40
	CH q _{CH}	12
	C q _C	2
	SO2 q _{SO2}	5
	CH2O q _{CH2O}	0.5
	бензапирен q _{БП}	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.5884800
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.2581280
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0992800
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.2482000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	1.2906400
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000027
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0248200
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.5956800
Всего, т/год	SUMMI	4.105231
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.3776000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0613600
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0245833
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0590000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.3048333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0059000
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)	0.1425833
Всего, г/с	SUMGI	0.975861

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G_{\text{max}} = CI \cdot G / 100$
$M_{\text{max}} = CI \cdot M / 100$

Месторождение
Комсомольское
Источники загрязнения
№ ИЗ
Наименование ИЗА
Источники выделения
№ IV
Наименование ИВ
Резервуар врем.хранения дизтоплива

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME_	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME_	южные области РК
Нефтепродукт	NAME_	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME_	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	872
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	436.06
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	436.06
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	0.1
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.0000625
Выбросы при закатке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.001216603
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.021802917
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.023019519
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VRTX	0.1
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.000108889
Выбросы при закатке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.002023311
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.021802917
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.023826227
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.046845747
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.000108889
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 0333	0.28
Концентрация ЗВ в парах, % масс(Прил. 14)	CI 2754	99.72
Валовый выброс, т/год (5.1)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0001312
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 / в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0467146
Всего, т/год	SUMMI	0.046846
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 / в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0001086
Всего, г/с	SUMGI	0.000109

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

Источник загрязнения	производство	Месторождение
	№ IZ	Комсомольское
Источника выделения	Наименование ИЗА	Дымовая труба
	№ IV	0146 01
	Наименование ИВ	Дизельный двигатель подъемника (XJ-350)

Вид топлива	Обозначение переменной в расчетной формуле		Значение
	NAME		дизельное топливо
Производитель стационарной дизельной установки (СДУ)	NAME		отечественный
Расход топлива стационарной дизельной установки за год, т	$B_{зд}$		68.493
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z		269
Группа установок	NAME		Б
Время работы оборудования, час/год	T		1200.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z		212.1840
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$		0.4977158
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g		1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$		177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$		0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$		1.386139129
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}		
	CO	e_{CO}	6.2
	NOx	e_{NOx}	9.6
	CH	e_{CH}	2.9
	C	e_C	0.5
	SO2	e_{SO2}	1.2
	CH2O	e_{CH2O}	0.12
	бензапирен	$e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}		
	CO	q_{CO}	26
	NOx	q_{NOx}	40
	CH	q_{CH}	12
	C	q_C	2
	SO2	q_{SO2}	5
	CH2O	q_{CH2O}	0.5
	бензапирен	$q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$		0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO		0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)		2.1917760
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)		0.3561636
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)		0.1369860
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)		0.3424650
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)		1.7808180
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)		0.0000038
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)		0.0342465
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)		0.8219160
Всего, т/год	SUMMI		5.664375
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)		0.5738667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)		0.0932533
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)		0.0373611
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)		0.0896667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)		0.4632778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)		0.0000009
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)		0.0089667
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)		0.2166944
Всего, г/с	SUMGI		1.483088

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зд} / 1000$

$M_i = e_{ji} * P_z / 3600$

Месторождение

Комсомольское

Источники загрязнения	производство	№ IZ	0147
	Наименование ИЗА		Дымовая труба
Источника выделения	№ IV		0147 01
	Наименование ИВ		Двигатель цементировочного агрегата АД-32

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 _{зд}	20.4
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P _з	169
Группа установки	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	600.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b _з	201.1834
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	G _{ог} = 8.72 * 10 ⁻⁶ * b _з * P _з	0.29648
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	T _{ог}	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	g _{ог} = 1.31 / (1 + T _{ог} / 273)	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	Q _{ог} = G _{ог} / g _{ог}	0.825697173
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e _{пи}	
	CO e _{CO}	6.2
	NOx e _{NOx}	9.6
	CH e _{CH}	2.9
	C e _C	0.5
	SO2 e _{SO2}	1.2
	CH2O e _{CH2O}	0.12
	бензапирен e _{БП}	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q _{ji}	
	CO q _{CO}	26
	NOx q _{NOx}	40
	CH q _{CH}	12
	C q _C	2
	SO2 q _{SO2}	5
	CH2O q _{CH2O}	0.5
	бензапирен q _{БП}	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.6528000
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1060800
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0408000
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.1020000
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.5304000
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000011
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0102000
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.2448000
Всего, т/год	SUMMI	1.687081
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.3605333
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0585867
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0234722
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0563333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.2910556
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000006
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0056333
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)	0.1361389
Всего, г/с	SUMGI	0.931754

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$$W_i = q_{zi} * B_{zob} / 1000$$
$$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$$

Месторождение
Комсомольское

Источники загрязнения	производство	№ IZ	0148
	Наименование ИЗА		Дымовая труба
Источника выделения	№ IV		0148 01
	Наименование ИВ		Дизельный генератор MOSA GE55PSX

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 _{zob}	0.106
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P _z	42.5
Группа установки	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	10.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b _z	250.3200
Расход отработавших газов, кг/с (A.3)	G _{ox} = 8.72 * 10 ⁻⁶ * b _z * P _z	0.092768592
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	T _{ox}	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (A.5)	g _{ox} = 1.31 / (1 + T _{ox} / 273)	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (A.4)	Q _{ox} = G _{ox} / g _{ox}	0.258360645
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e _{mi}	
	CO e _{CO}	7.2
	NOx e _{NOx}	10.3
	CH e _{CH}	3.6
	C e _C	0.7
	SO2 e _{SO2}	1.1
	CH2O e _{CH2O}	0.15
	бензапирен e _{БП}	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q _{zi}	
	CO q _{CO}	30
	NOx q _{NOx}	43
	CH q _{CH}	15
	C q _C	3
	SO2 q _{SO2}	4.5
	CH2O q _{CH2O}	0.6
	бензапирен q _{БП}	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0036464
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0005925
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0003180
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0004770
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0031800
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.00000001
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0000636
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0015900
Всего, т/год	SUMMI	0.009868
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0017708
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)	0.0425000
Всего, г/с	SUMGI	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{zi} * B_{зд} / 1000$

$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение
Источники загрязнения	№ IZ	Комсомольское
	Наименование ИЗА	0149
Источника выделения	№ IV	Дымовая труба
	Наименование ИВ	0149 01
		Передвижная парогенераторная установка ППУ-1600/100

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 _{зд}	отечественный
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P _з	0.306
Группа установки	NAME	42.5
Время работы оборудования, час/год	T	A
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b _з	10.00
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	G _{ог} = 8.72 * 10 ⁻⁶ * b _з * P _з	720.0000
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	0.266832
Температура отработавших газов, °К	T _{ог}	1.31
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	g _{ог} = 1.31 / (1 + T _{ог} / 273)	177
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	Q _{ог} = G _{ог} / g _{ог}	0.359066265
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e _{mi}	0.743127456
	CO e _{CO}	7.2
	NOx e _{NOx}	10.3
	CH e _{CH}	3.6
	C e _C	0.7
	SO2 e _{SO2}	1.1
	CH2O e _{CH2O}	0.15
	бензапирен e _{БП}	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q _{zi}	
	CO q _{CO}	30
	NOx q _{NOx}	43
	CH q _{CH}	15
	C q _C	3
	SO2 q _{SO2}	4.5
	CH2O q _{CH2O}	0.6
	бензапирен q _{БП}	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0105264
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0017105
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0009180
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0013770
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0091800
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000002
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0001836
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0045900
Всего, т/год	SUMMI	0.028486
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0972778
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0158076
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0082639
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0129861
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0850000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000002
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0017708
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)	0.0425000
Всего, г/с	SUMGI	0.263606

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0150
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0150 01
	Наименование ИВ	Дизельный двигатель насосного агрегата

	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	$B_{зд}$	77.47
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	1471
Группа установок	NAME	Г
Время работы оборудования, час/год	T	240.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	219.4500
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	2.814911484
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	7.839532025
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ji}	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.8
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.6
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	45
	CH q_{CH}	15
	C q_C	2.5
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.7890866
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4532266
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1936866
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.3873731
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.3242388
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000043
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0464848
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.1621194
Всего, т/год	SUMMI	7.356220
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	3.5304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.5736900
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.2451667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4903333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.9420000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000053
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0612917
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)	1.4710000
Всего, г/с	SUMGI	9.313887

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0151
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0151 01
	Наименование ИВ	Дизельный двигатель насосного агрегата

	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	$B_{зд}$	77.47
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	1471
Группа установок	NAME	Г
Время работы оборудования, час/год	T	240.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	219.4500
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	2.814911484
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	7.839532025
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ji}	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.8
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.6
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	45
	CH q_{CH}	15
	C q_C	2.5
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.7890866
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4532266
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1936866
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.3873731
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.3242388
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000043
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0464848
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.1621194
Всего, т/год	SUMMI	7.356220
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	3.5304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.5736900
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.2451667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4903333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.9420000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000053
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0612917
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)	1.4710000
Всего, г/с	SUMGI	9.313887

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зд} / 1000$

$M_i = e_{ni} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0152
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0152 01
	Наименование ИВ	Дизельный двигатель насосного агрегата

	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	$B_{зд}$	77.47
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	1471
Группа установок	NAME	Г
Время работы оборудования, час/год	T	240.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	219.4500
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	2.814911484
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	7.839532025
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.8
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.6
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	45
	CH q_{CH}	15
	C q_C	2.5
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.7890866
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4532266
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1936866
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.3873731
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.3242388
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000043
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0464848
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.1621194
Всего, т/год	SUMMI	7.356220
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	3.5304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.5736900
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.2451667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4903333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	2.9420000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000053
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0612917
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)	1.4710000
Всего, г/с	SUMGI	9.313887

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0153
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0153 01
	Наименование ИВ	Дизельный двигатель насосного агрегата

	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	$B_{зад}$	77.47
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	1471
Группа установок	NAME	Г
Время работы оборудования, час/год	T	240.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	219.4500
Расход отработавших газов, кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	2.814911484
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м³/с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	7.839532025
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.8
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.6
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	45
	CH q_{CH}	15
	C q_C	2.5
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	2.7890866
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.4532266
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.1936866
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.3873731
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Оксись углерода, Угарный газ) (584)	2.3242388
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000043
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0464848
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	1.1621194
Всего, т/год	SUMMI	7.356220
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	3.5304000
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.5736900
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.2451667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.4903333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Оксись углерода, Угарный газ) (584)	2.9420000
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000053
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0612917
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)	1.4710000
Всего, г/с	SUMGI	9.313887

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

$W_i = q_{ji} * B_{зад} / 1000$

$M_i = e_{mi} * P_z / 3600$

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ ИЗ	0154
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0154 01
	Наименование ИВ	Дизельный двигатель блендера

	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	$B_{зад}$	24.22
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	470
Группа установок	NAME	Б
Время работы оборудования, час/год	T	240.00
Удельный расход топлива на эксл. /номин. режиме работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	214.7000
Расход отработавших газов , кг/с (А.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.87992648
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	$T_{ог}$	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (А.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + T_{ог} / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (А.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	2.450596354
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{mi}	
	CO e_{CO}	6.2
	NOx e_{NOx}	9.6
	CH e_{CH}	2.9
	C e_C	0.5
	SO2 e_{SO2}	1.2
	CH2O e_{CH2O}	0.12
	бензапирен $e_{БП}$	0.000012
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	26
	NOx q_{NOx}	40
	CH q_{CH}	12
	C q_C	2
	SO2 q_{SO2}	5
	CH2O q_{CH2O}	0.5
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	$KNO2$	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.7749811
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1259344
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0484363
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.1210908
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.6296722
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000013
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0121091
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.2906179
Всего, т/год	SUMMI	2.002843
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	1.0026667
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.1629333
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0652778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.1566667
Максимальный из разовых выброс, г/с	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.8094444
Максимальный из разовых выброс, г/с	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000016
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0156667
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)	0.3786111
Всего, г/с	SUMGI	2.591268

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:

"Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от стационарных дизельных установок. РНД 211.2.02.04-2004". Астана, 2004 г.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Валовый выброс, т/год

Максимальный из разовых выброс, г/с

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

	производство	Месторождение Комсомольское
Источник загрязнения	№ IZ	0155
	Наименование ИЗА	Дымовая труба
Источника выделения	№ IV	0155 01
	Наименование ИВ	Дизельный двигатель центра контроля

	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	$B_{зад}$	1.22
Эксплуатационная мощность стационарной дизельной установки, кВт	P_z	22
Группа установок	NAME	A
Время работы оборудования, час/год	T	240.00
Удельный расход топлива на эксл./номинальный режим работы двигателя, г/кВт*ч	b_z	231.4200
Расход отработавших газов, кг/с (A.3)	$G_{ог} = 8.72 * 10^{-6} * b_z * P_z$	0.044395613
Удельный вес отработавших газов при температуре, равной 0 гр.С, кг/м ³	g	1.31
Температура отработавших газов, °К	Tог	177
Удельный вес отработавших газов, кг/м ³ (A.5)	$g_{ог} = 1.31 / (1 + Tог / 273)$	0.359066265
Объемный расход отработавших газов, м ³ /с (A.4)	$Q_{ог} = G_{ог} / g_{ог}$	0.123641838
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кВт*час	e_{ni}	
	CO e_{CO}	7.2
	NOx e_{NOx}	10.3
	CH e_{CH}	3.6
	C e_C	0.7
	SO2 e_{SO2}	1.1
	CH2O e_{CH2O}	0.15
	бензапирен $e_{БП}$	0.000013
Выброс вредного вещества на режиме номинальной мощности, г/кг топлива	q_{ji}	
	CO q_{CO}	30
	NOx q_{NOx}	43
	CH q_{CH}	15
	C q_C	3
	SO2 q_{SO2}	4.5
	CH2O q_{CH2O}	0.6
	бензапирен $q_{БП}$	0.000055
Коэффициент трансформации для NO2	KNO2	0.8
Коэффициент трансформации для NO	KNO	0.13
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0420333
Валовый выброс, т/год (с учетом коэф-та трансформации)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0068304
	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0036657
Валовый выброс, т/год	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0054985
Валовый выброс, т/год	0337 Углерод оксид (Окись углерода, Угарный газ) (584)	0.0366569
Валовый выброс, т/год	0703 Бенз/а/пирен (3,4-Бензапирен) (54)	0.0000001
Валовый выброс, т/год	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0007331
Валовый выброс, т/год	2754 Алканы C12-19 /в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в пересчете на C); Растворитель РПК-265П) (10)	0.0183285
Всего, т/год	SUMMI	0.113747
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0301 Азота (IV) диоксид (Азота диоксид) (4)	0.0503556
Максимальный из разовых выброс, г/с (с учетом коэф-та транс-ции)	0304 Азот (II) оксид (Азота оксид) (6)	0.0081828
Максимальный из разовых выброс, г/с	0328 Углерод (Сажа, Углерод черный) (583)	0.0042778
Максимальный из разовых выброс, г/с	0330 Сера диоксид (Ангидрид сернистый, Сернистый газ, Сера (IV) оксид) (516)	0.0067222
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-Бензапирен) (54)	0.0000001
Максимальный из разовых выброс, г/с	1325 Формальдегид (Метаналь) (609)	0.0009167
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)	0.0220000
Всего, г/с	SUMGI	0.136455

РАСЧЕТ ВАЛОВЫХ ВЫБРОСОВ

Список литературы:
Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и и газов.

Расчетные формулы (значения переменных приведены ниже в таблице)

Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)

Валовый выброс, т/год (5.1)

$G = Cl \cdot G / 100$
$M = Cl \cdot M / 100$

Месторождение
Комсомольское
Источники загрязнения
№ ИЗ
Наименование ИЗА
Источники выделения
№ IV
Наименование ИВ
Резервуар врем.хранения
дизтоплива

	Обозначение переменной в расчетной формуле	Значение
Вид выбросов	NAME_	резервуары+ТРК
Климатическая зона (прил. 17)	NAME_	южные области РК
Нефтепродукт	NAME_	Дизельное топливо
Конструкция резервуара	NAME_	Наземный
Суммарный расход нефтепродукта, м3	Q	506
Максимальная концентрация паров нефтепродуктов в резервуаре, г/м3(Прил. 15)	CMAX	2.25
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний период, м3	QOZ	252.76
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	COZ	1.19
Количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в весенне-летний период, м3	QVL	252.76
Концентрация паров нефтепродуктов при заполнении резервуаров в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CVL	1.6
Объем сливаемого нефтепродукта из автоцистерны в резервуар, м3/час	VSL	0.1
Максимальный из разовых выброс, г/с (7.1.2)	$GR = (CMAX \cdot VSL) / 3600$	0.0000625
Выбросы при закачке в резервуары, т/год (7.1.4)	$MZAK = (COZ \cdot QOZ + CVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.000705212
Удельный выброс при проливах, г/м3 (с. 20)	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах, т/год (7.1.5)	$MPRR = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.012638201
Валовый выброс, т/год (7.1.3)	$MR = MZAK + MPRR$	0.013343413
Максимальная концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин, г/м3 (Прил. 12)	CMAX	3.92
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в осенне-зимний период, г/м3(Прил. 15)	CAMOZ	1.98
Концентрация паров нефтепродукта при заполнении баков автомашин в весенне-летний период, г/м3(Прил. 15)	CAMVL	2.66
Производительность одного рукава ТРК (с учетом дискретности работы), м3/час	VTRK	0.1
Количество одновременно работающих рукавов ТРК, отпускающих нефтепродукт, шт.	NN	1
Максимальный из разовых выброс при заполнении баков, г/с (7.1.2)	$GB = NN \cdot CMAX \cdot VTRK / 3600$	0.000108889
Выбросы при закачке в баки автомобилей, т/год (7.1.7)	$MBA = (CAMOZ \cdot QOZ + CAMVL \cdot QVL) \cdot 10^{-6}$	0.001172825
Удельный выброс при проливах, г/м3	J	50
Выбросы паров нефтепродукта при проливах на ТРК, т/год (7.1.8)	$MPRA = 0.5 \cdot J \cdot (QOZ + QVL) \cdot 10^{-6}$	0.012638201
Валовый выброс, т/год (7.1.6)	$MTRK = MBA + MPRA$	0.013811027
Суммарные валовые выбросы из резервуаров и ТРК (7.1.9), т/год	$M = MR + MTRK$	0.02715444
Максимальный из разовых выброс, г/с	G	0.000108889
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)	0.0000760
Валовый выброс, т/год (5.1)	2754 Алканы C12-19 / в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0270784
Всего, т/год	SUMMI	0.027154
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	0333 Сероводород (Дигидросульфид) (518)	0.0000003
Максимальный из разовых выброс, г/с (5.2)	2754 Алканы C12-19 / в пересчете на C/ (Углеводороды предельные C12-C19 (в	0.0001086
Всего, г/с	SUMGI	0.000109