

Источник загрязнения N6384 Неорганизованный				
Источник выделения N 001, Емкость дозировочная гипохлорита натрия – V-4006				
1. Сборник методик по расчету выбросов вредных веществ в атмосферу различными производствами, Алматы, 1996. Расчет по п. 5.2.1.				
Количество выбросов газов и паров (кг\ч) выделяющихся из аппаратов, колонн, реакторов и других емкостей, в которых вещества находятся в парогазовой фазе, рассчитывается по формуле:				
Π = 0,004 x (P*V/1011)^{0,8} / Kg				
где: P - давление в аппарате (гПа);			P	3500
V- объем аппарата (куб.м);			V	1
Kg – коэффициент, зависящий от средней температуры кипения жидкости и средней температуры в аппарате (табл. 5.3.).			Kg	0,51
Π			Π	0,02118
T – время работы, ч/год			T	8760
Валовые выбросы, т/год , M = (Π x T) / 1000			M	0,18554
Максимальный из разовых выброс, г/с , G = (Π x 1000) / 3600			G	0,00588
Итого выбросы:				
Код	Примесь	Содержание, %	Выброс г/с	Выброс т/год
0154	Натрий гипохлорит	100	0.005883	0.18554

Источник загрязнения N6385-6387				
Источник выделения N 001, Насос подачи гипохлорита натрия – P-4014 А/В/С				
Список литературы:				
Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005. Расчеты по п. 6-8. Расчет выбросов от теплообменных аппаратов и средств перекачки				
Состав: гипохлорит натрия				
Тип и средняя температура жидкости: Керосин, дизельное топливо и жидкости с температурой кипения = 120-300 гр.С				
Удельный выброс, кг/час (табл. 8.1)	Q	0,07		
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.,	NI	3		
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.,	NNI	2		
Время работы одной единицы оборудования, час/год,	T	8760		
Максимальный из разовых выброс, г/с (8.1), G = Q * NNI / 3.6	G	0,03889		
Валовый выброс, т/год (8.2), M = (Q * NI * T) / 1000	M	1,8396		
Код	Примесь	Содержание, %	Выброс г/с	Выброс т/год
0154	Натрий гипохлорит	100	0,03889	1,83960

Для каждого источника:

Код	Примесь	Содержание, %	Выброс г/с	Выброс т/год
0154	Натрий гипохлорит	100	0,01296	0,61320

Источник загрязнения N6388				
Источник выделения N 001, Бочковой насос – P-4023				
Список литературы:				
Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005. Расчеты по п. 6-8. Расчет выбросов от теплообменных аппаратов и средств перекачки				
Состав: гипохлорит натрия				
Тип и средняя температура жидкости: Керосин, дизельное топливо и жидкости с температурой кипения = 120-300 гр.С				
Удельный выброс, кг/час (табл. 8.1)	Q	0,07		
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.,	NI	1		
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.,	NNI	1		
Время работы одной единицы оборудования, час/год,	T	8760		
Максимальный из разовых выброс, г/с (8.1), G = Q * NNI / 3.6	G	0,019444		

Валовый выброс, т/год (8.2), $M = (Q * N1 * T) / 1000$			<i>M</i>	0,61320
<i>Код</i>	<i>Примесь</i>	<i>Содержание, %</i>	<i>Выброс г/с</i>	<i>Выброс т/год</i>
0154	Натрий гипохлорит	100	0,019444	0,61320

Источник загрязнения N6389 Неорганизованный

Источник выделения N 001, Емкость дозировочная каустической соды – V-4007

1. Сборник методик по расчету выбросов вредных веществ в атмосферу различными производствами, Алматы, 1996. Расчет по п. 5.2.1.

Количество выбросов газов и паров (кг\ч) выделяющихся из аппаратов, колонн, реакторов и других емкостей, в которых вещества находятся в парогазовой фазе, рассчитывается по формуле:

$$П = 0,004 \times (P \cdot V / 1011)^{0,8} / Kg$$

где: P - давление в аппарате (гПа);

V- объем аппарата (куб.м);

Kg – коэффициент, зависящий от средней температуры кипения жидкости и средней температуры в аппарате (табл. 5.3.).

П

T – время работы, ч/год

Валовые выбросы, т/год, $M = (П \times T) / 1000$

Максимальный из разовых выброс, г/с, $G = (П \times 1000) / 3600$

Итого выбросы:

<i>Код</i>	<i>Примесь</i>	<i>Содержание, %</i>	<i>Выброс г/с</i>	<i>Выброс т/год</i>
0150	Натрий гидроксид	100	0,0006139	0,019360

Источник загрязнения N6390-6391

Источник выделения N 001, Насос подачи каустической соды – P-4015 A/B

Список литературы:

Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005. Расчеты по п. 6-8. Расчет выбросов от теплообменных аппаратов и средств перекачки

Состав: гипохлорит натрия

Тип и средняя температура жидкости: Керосин, дизельное топливо и жидкости с температурой кипения = 120-300 гр.С

Удельный выброс, кг/час (табл. 8.1)

Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.,

Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.,

Время работы одной единицы оборудования, час/год,

Максимальный из разовых выброс, г/с (8.1), $G = Q * NN1 / 3.6$

Валовый выброс, т/год (8.2), $M = (Q * N1 * T) / 1000$

<i>Код</i>	<i>Примесь</i>	<i>Содержание, %</i>	<i>Выброс г/с</i>	<i>Выброс т/год</i>
0150	Натрий гидроксид	100	0,0083330	0,52560

Для каждого источника:

<i>Код</i>	<i>Примесь</i>	<i>Содержание, %</i>	<i>Выброс г/с</i>	<i>Выброс т/год</i>
0150	Натрий гидроксид	100	0,0041665	0,26280

Источник загрязнения N6392 Неорганизованный

Источник выделения N 001, Ёмкость дозирования реагента для подкисления– V-4008

1. Сборник методик по расчету выбросов вредных веществ в атмосферу различными производствами, Алматы, 1996. Расчет по п. 5.2.1.

Количество выбросов газов и паров (кг\ч) выделяющихся из аппаратов, колонн, реакторов и других емкостей, в которых вещества находятся в парогазовой фазе, рассчитывается по формуле:

$$П = 0,004 \times (P \cdot V / 1011)^{0,8} / Kg$$

где: P - давление в аппарате (гПа);

V- объем аппарата (куб.м);

Kg – коэффициент, зависящий от средней температуры кипения жидкости и средней температуры в аппарате (табл. 5.3.).

<i>Код</i>	<i>Примесь</i>	<i>Содержание, %</i>	<i>Выброс г/с</i>	<i>Выброс т/год</i>
			<i>Kg</i>	0,35

П			П	0,0309
Т – время работы, ч/год			Т	48
Валовые выбросы, т/год , М = (П x Т) / 1000			М	0,00148
Максимальный из разовых выброс, г/с , G = (П x 1000) / 3600			G	0,00858
Итого выбросы:				
Код	Примесь	Содержание, %	Выброс г/с	Выброс т/год
0316	Гидрохлорид (Соляная кислота, Водород хлорид)	100	0,00858	0,00148

Источник загрязнения N6393-6394				
Источник выделения N 001, Насос дозирования реагента для подкисления – Р-4016 А/В				
Список литературы:				
Методические указания по определению выбросов загрязняющих веществ в атмосферу из резервуаров РНД 211.2.02.09-2004. Астана, 2005. Расчеты по п. 6-8. Расчет выбросов от теплообменных аппаратов и средств перекачки				
Состав: гипохлорит натрия				
Тип и средняя температура жидкости: Керосин, дизельное топливо и жидкости с температурой кипения = 120-300 гр.С				
Удельный выброс, кг/час (табл. 8.1)		Q	0,14	
Общее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.,		NI	2	
Одновременно работающее количество аппаратуры или средств перекачки, шт.,		NNI	1	
Время работы одной единицы оборудования, час/год,		T	8760	
Максимальный из разовых выброс, г/с (8.1), $G = Q * NNI / 3.6$		G	0,03889	
Валовый выброс, т/год (8.2), $M = (Q * NI * T) / 1000$		M	2,4528	
Код	Примесь	Содержание, %	Выброс г/с	Выброс т/год
0316	Гидрохлорид (Соляная кислота, Водород хлорид)	100	0,03889	2,45280
Для каждого источника:				
Код	Примесь	Содержание, %	Выброс г/с	Выброс т/год
0316	Гидрохлорид (Соляная кислота, Водород хлорид)	100	0,01945	1,22640
Примечание: для расчета рассеивания участвует только один источник				