РАСЧЕТ ВЫБРОСОВ ВРЕДНЫХ ВЕЩЕСТВ В АТМОСФЕРУ ПРИ ПРОВЕДЕНИИ РАЗВЕДОЧНЫХ РАБОТ

1 Расчет выбросов загрязняющих веществ при пересыпке и хранении материала

Список литературы:

Γ.

1. Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников. Астана, 2014

Максимально-разовый выброс определяется согласно [1]:

$$q = A + B = \frac{k_1 \times k_2 \times k_3 \times k_4 \times k_5 \times k_7 \times G \times 10^6 \times B^{\hat{}}}{3600} + k_6 \times k_3 \times k_4 \times k_5 \times k_6 \times k_7 \times q^{\hat{}} \times F, z/c$$

где А – выбросы при переработке (ссыпка, перевалка, перемещение) материала, г/с;

В – выбросы при статическом храпении материала;

k₁ – весовая доля пылевой фракции в материале. Определяется путем отмывки и просева средней пробы с выделением фракции пыли размером 0—200 мкм соответствии с таблицей 1 согласно приложению к настоящей Методике;

k₂ – доля пыли (от всей массы пыли), переходящая в аэрозоль соответствии с таблицей 1 согласно приложению к настоящей Методике;

k₃ – коэффициент, учитывающий местные метеоусловия и принимаемый в соответствии с таблицей 2 согласно приложению к настоящей Методике;

k₄ — коэффициент, учитывающий местные условия, степень защищенности узла от внешних воздействий, условия пылеобразования. Данные приведены в таблице 3 согласно приложению к настоящей Методике;

k₅ – коэффициент, учитывающий влажность материала и принимаемый в соответствии с данными таблицы 4 согласно приложению к настоящей Методике;

 k_6 — коэффициент, учитывающий профиль поверхности складируемого материала и определяемым как соотношение $F_{\Phi AKT}/F$. Значение k_6 колеблется в пределах 1,3-1,6 в зависимости от крупности материала и степени заполнения;

 k_7 — коэффициент, учитывающий крупность материала и принимаемый в соответствии с таблицей 5 согласно приложению к настоящей Методике;

 $F_{\phi a \kappa \tau}$ — фактическая поверхность материала с учетом рельефа его сечения (учитывать только площадь, на которой производятся погрузочно-разгрузочные работы);

F – поверхность пыления в плане, M^2 ;

q' — унос пыли с одною квадратного метра фактической поверхности в условиях, принимается в соответствии с данными таблицы 6 согласно приложению к настоящей Методике;

G – суммарное количество перерабатываемого материала, т/ч;

В' – коэффициент, учитывающий высоту пересыпки и принимаемый в соответствии с таблицей 7 согласно приложению к настоящей Методике;

 K_{6} - коэффициент, учитывающий эффективность сдувания твердых частиц с поверхности отвала и численно равный: 0,2 - в первые три года после прекращения эксплуатации; 0,1 - в последующие годы до полного озеленения отвала.

Валовый выброс при пересыпке определяется:

$$Q_1=k_1\times k_2\times k_3\times k_4\times k_5\times k_7\times G_1\times B^m/200$$

где G_1 – суммарное количество перерабатываемого материала, т/год

Пример расчета выбросов *пыли неорганической с содержанием SiO*₂ 70-20% при снятии ППС (ист. 600101):

$$q$$
=0,03x0,02x1,4x1x0,2x0,4x0,4x10⁶x21x(1-0) /3600=0,1568 г/с $Q_I^{nepecbinka}$ =0,03x0,02x1,4x1x0,2x0,4x0,4x20x(1-0) = 0,0005 т/год

Валовый выброс при хранении определяется:

$$Q_{\Gamma}^{xpahehue} = 0.0864xK3xK4xK5xK6xK7xq'xFx$$
 (Тс-Тд) x (1-n) т/год

где $q^{xpahehue}$ – максимально-разовый выброс при хранении, г/с;

t – время хранения, ч/сут;

T_c – годовое количество суток хранения вынутого грунта, сут, T_c=240;

 T_{π} – годовое количество суток с осадками в виде дождя и снега на период хранения, сут, T_{c} =95.

Пример расчета выбросов *пыли неорганической* при хранении грунта (ист.600103):

$$q=1,0 \text{ x } 1,4 \text{ x } 1,0 \text{ x } 0,2 \text{ x } 1,3 \text{ x } 0,4 \text{ x } 0,002 \text{ x } 30\text{x}(1-0)=0,0087 \text{ г/с}$$
 $Q_{\Gamma^{xpahehue}}=0,0864 \text{ x } 1,4 \text{ x}1\text{x}0,2\text{x}1,3\text{x } 0,4\text{x}0,002\text{x}30\text{x}(180-55)\text{x}(1-0)=0,0943\text{т/год}$

Результаты расчета выбросов представлены в таблице 1.

Таблица 1 – Расчет выбросов пыли при проведении горных работ

	Наименова	Наименова	К1	К2	К3	К4	K5	К6	К7	B'	G	G ₁	q'	F	t	Тс	Тд	Кб	ar.			-	ьтаты
N ист	ние источника	ние материала									т/час	т/год	1		ч/сут				3B	Код 3В	n	расч г/с	т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24
	_								l	<u> </u>	а шурф	l	l .										1
									11po	ходк	• • • •	ов ме: З год	x. choc	OUOM									
600101	Снятие ППС	ППС	0,03	0,02	1,4	1	0,2	_	0,4	0,4	21	20	_	_	l _	_	_	_	Пыль		0	0,1568	0,0005
600101	Выемка	грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	_	0,4	0,4	31,2	500	_	_	_	_	_	_	неорг. 70-	2908	0	0,2330	0,003
600103	Хранение	ППС, грунт	-	-	1,4	1	0,2	1,3	0,4	-	-	-	0,002	30	24	180	55	1	20% SiO ₂		0	0,0087	0,0943
				l .	Ито	го по	ист.: 60	001	l.	I	<u> </u>		<u> </u>		ı	Пыл	ь неор	г. 70-20	0% SiO ₂	2908		0,2417	0,1083
											202	4 год			l .					I	<u>I</u>	0,2 127	0,2000
600101	Снятие ППС	ППС	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	21	60	-	-	-	-	-	-	Пыль		0	0,1568	0,0016
600102	Выемка	грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	31,2	1500	-	-	-	-	-	-	неорг. 70-	2908	0	0,2330	0,0403
600103	Хранение	ППС, грунт	-	-	1,4	1	0,2	1,3	0,4	-	-	-	0,002	30	24	180	55	1	20% SiO ₂		0	0,0087	0,0943
		Итого по ист.: 6001														Пыл	ь неор	г. 70-20	0% SiO ₂	2908		0,2417	0,1363
	2025 год																						
600101	Снятие ППС	ППС	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	21	30	-	1	-	-	-	-	Пыль		0	0,1568	0,0008
600102	Выемка	грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	31,2	750	-	-	-	-	-	-	неорг. 70- 20% SiO ₂	2908	0	0,2330	0,0202
600103	Хранение	ППС, грунт	-	-	1,4	1	0,2	1,3	0,4	-	-	-	0,002	30	24	180	55	1	20% 5102		0	0,0087	0,0943
					Ито	го по	ист.: 60	001								Пыл	ь неор	г. 70-20	0% SiO ₂	2908		0,2417	0,1153
											202	6 год											
600101	Снятие ППС	ППС	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	21	20	-	-	-	-	-	-	Пыль		0	0,1568	0,0005
600102	Выемка	грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	31,2	500	-	-	-	-	-	-	неорг. 70- 20% SiO ₂	2908	0	0,2330	0,0134
600103	Хранение	ППС, грунт	-	-	1,4	1	0,2	1,3	0,4	-	-	-	0,002	30	24	180	55	1	20% 5102		0	0,0087	0,0943
					Ито	го по	ист.: 60	01								Пыл	ь неор	г. 70-20	0% SiO ₂	2908		0,2417	0,1083
									П	oxo	дка кан	нав и р	асчист	гок									
											202	3 год											
600201	Снятие ППС	ППС	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	21	160	-	-	-	-	-	-	Пыль		0	0,1568	0,0043
600202	Формирова ние	грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	62,4	880	-	-	-	-	-	-	неорг. 70- 20% SiO ₂	2908	0	0,4659	0,0237
600203	Хранение	ППС, грунт	-	-	1,4	1	0,2	1,3	0,4	-	-	-	0,002	30	24	180	55	1			0	0,0087	0,0943
			•		Ито	го по	ист.: 60	002						•		Пыл	ь неор	г. 70-20	0% SiO ₂	2908		0,4747	0,1223

N ист	Наименова ние	Наименова ние	К1	К2	КЗ	К4	К5	К6	К7	B'	G	G ₁	q'	F	t	Тс	Тд	Кб	3B	Код	n	_	ътаты етов
	источника	материала									т/час	т/год			ч/сут					3B		г/с	т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24
											202	4 год											
600201	Снятие ППС	ППС	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	21	167	-	-	-	-	-	-	Пыль		0	0,1568	0,0044
600202	Формирова ние	грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	62,4	615	-	-	-	-	-	-	неорг. 70- 20% SiO ₂	2908	0	0,4659	0,0165
600203	Хранение	ППС, грунт	-	-	1,4	1	0,2	1,3	0,4	-	-	-	0,002	30	24	180	55	1			0	0,0087	0,0943
					Ито	го по	ист.: 60	002								Пыл	ь неор	г. 70-2	0% SiO ₂	2908		0,4747	0,1153
												5 год											
600201	Снятие ППС	ППС	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	21	974	-	-	-	-	-	-	Пыль		0	0,1568	0,0262
600202	Формирова ние	грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	62,4	6070	-	ı	-	1	1	1	неорг. 70- 20% SiO ₂	2908	0	0,4659	0,1632
600203	Хранение	ППС, грунт	-	-	1,4	1	0,2	1,3	0,4	-	-	-	0,002	30	24	180	55	1			0	0,0087	0,0943
					Ито	го по	ист.: 60	002								Пыл	ь неор	г. 70-2	0% SiO ₂	2908		0,4747	0,2837
											202	6 год											
600201 Снятие ППС ППС 0,03 0,02 1,4 1 0,2 - 0,4 0,4 21 1170 Пыль 0 0,156															0,1568	0,0314							
600202	Формирова ние	грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	62,4	7410	-	-	-	-	-	-	неорг. 70- 20% SiO ₂	2908	0	0,2330	0,1992
600203	Хранение	ППС, грунт	-	-	1,4	1	0,2	1,3	0,4	-	-	-	0,002	30	24	180	55	1			0	0,0087	0,0943
					Ито	го по	ист.: 60	002								Пыл	ь неор	г. 70-2	0% SiO ₂	2908		0,4747	0,325
											202	7 год									I	l .	I
600201	Снятие ППС	ППС	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	21	278	-	-	-	-	-	-	Пыль		0	0,1568	0,0075
600202	Формирова ние	грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	62,4	1802	-	-	-	-	-	-	неорг. 70- 20% SiO ₂	2908	0	0,2330	0,0484
600203	Хранение	ППС, грунт	-	-	1,4	1	0,2	1,3	0,4	-	-	-	0,002	30	24	180	55	1			0	0,0087	0,0943
					Ито	го по	ист.: 60	002								Пыл	ь неор	г. 70-2	0% SiO ₂	2908		0,4747	0,1503
								P	екул	БТИ	вация (обрать	ая зас	ыпка)						<u>I</u>		I
									j v -			3 год			,								
600301	Обратная засыпка	ППС, грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	114	1560	-	-	-	-	-	-			0,5	0,4853	0,0210
					Ито	го по	ист.: 60	003	1	1		ı				Пыл	ь неор	г. 70-2	0% SiO ₂	2908		0,4853	0,0210
											202	24 год								<u>l</u>	l	<u>l</u>	L
600301	Обратная засыпка	ППС, грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	114	2340	-	-	-	-	-	-			0,5	0,4853	0,0314
	Surginia			I	Ито	го по	ист.: 60	003	1		1	ı	1	1		Пыл	ь неор	г. 70-2	0% SiO ₂	2908		0,4853	0,0314

N ист	Наименова ние источника	Наименова ние материала	К1	К2	К3	К4	К5	К6	К7	B'	G т/час	G₁ т/год	q'	F	t ч/сут	Тс	Тд	Кб	3B	Код 3В	n	Резул: расч г/с	тьтаты иетов т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24
											202	5 год											
600301	Обратная засыпка	ППС, грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	114	7826	-	-	-	-	-	-			0,5	0,4853	0,1052
	Итого по ист.: 6003													Пыл	ь неор	г. 70-20	% SiO ₂	2908		0,4853	0,1052		
											202	6 год											
600301	Обратная засыпка	ППС, грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	1	0,4	0,4	114	9100	-	-	-	ı	-	ı			0,5	0,4853	0,1223
					Ито	го по	ист.: 60	003								Пыл	ь неор	г. 70-20	% SiO ₂	2908		0,4853	0,1223
											202	7 год			•					•			
600301	Обратная засыпка	ППС, грунт	0,03	0,02	1,4	1	0,2	-	0,4	0,4	114	2080	-	-	-	1	-	-			0,5	0,4853	0,028
					Ито	го по	ист.: 60	003								Пыл	ь неор	г. 70-20	% SiO ₂	2908		0,4853	0,028

3. Расчет выбросов токсичных газов при работе автотракторной техники

Список литературы:

1. Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников. Астана, 2014 г.

Расход топлива в кг/ч на 1 лошадиную силу мощности составляет ориентировочно для карбюраторных двигателей 0,4 кг/л.с. ч и для дизельных двигателей -0,25 кг/л.с. ч. Количество выхлопных газов при работе карьерных машин составляет 15-20 г на 1 кг израсходованного топлива.

Количество вредных веществ, поступающих в атмосферу, определяют путем умножения величины расхода топлива в тоннах на соответствующие коэффициенты.

Максимальный разовый выброс токсичных веществ газов при работе карьерных машин производится по формуле:

$$M_C = B \times k_{2i} / 3600$$
, z/c

где В – расход топлива, т/ч;

k_{эі} – коэффициент эмиссий і-того загрязняющего вещества.

N - Количество работающей техники.

Валовый выброс токсичных веществ газов при работе карьерных машин производится по формуле:

$$M_{\Gamma} = 3600 \times M_{C} \times T \times 10^{-6}$$
, m/200

где Т – время работы карьерных машин, ч/год.

Приводим пример расчета выбросов *оксида углерода* при работе экскаватора Hyundai 330 LC-9S в 2023 году (ист.600102):

$$\mathbf{M}_{\mathrm{C}} = \mathbf{0.016} \times \mathbf{100000} \, / \, \mathbf{3600} = \mathbf{0.4444} \, \, \mathrm{г/c}$$
 $\mathbf{M}_{\mathrm{\Gamma}} = \mathbf{3600} \times \mathbf{0.4444} \times \mathbf{17} \times \mathbf{10^{-6}} = \mathbf{0.0272} \, \, \mathrm{т/год}$

Результаты расчета выбросов вредных веществ при работе автотракторной техники в таблице 3, автотранспорта - в таблице 4.

Таблица 3 - Результаты расчетов выбросов загрязняющих веществ от автотракторной техники

		Вид	Расход	Время	Кол-во техники, N,	Коэффициент	Загрязняющие		Выбр	осы
№ ИЗ	Наименование техники	топлива	топлива, В, т/час	работы,Т, ч/год	всего/в одновр. работе, ед	эмиссии ЗВ, кэі, г/т	вещества	код ЗВ	г/с	т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11
			•		Проходка шурф	ОВ		•		
					2023 год					
600102	Экскаватора Hyundai	д/топливо	0,016	17	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,4444	0,0272
	330 LC-9S.					30000	Керосин	2732	0,1333	0,0082
						10000	Диоксид азота	0301	0,0356	0,0022
						10000	Оксид азота	0304	0,0058	0,0004
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0689	0,0042
						20000	Диоксид серы	0330	0,0889	0,0054
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,0000010	0,0000001
					2024 год					
600102	Экскаватора Hyundai	д/топливо	0,016	50	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,4444	0,0800
	330 LC-9S.					30000	Керосин	2732	0,1333	0,0240
						10000	Диоксид азота	0301	0,0356	0,0064
						10000	Оксид азота	0304	0,0058	0,0010
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0689	0,0124
						20000	Диоксид серы	0330	0,0889	0,0160
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,000001	0,0000002
					2025 год					
600102	Экскаватора Hyundai	д/топливо	0,016	25	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,4444	0,0400
	330 LC-9S.					30000	Керосин	2732	0,1333	0,0120
						10000	Диоксид азота	0301	0,0356	0,0032
						10000	Оксид азота	0304	0,0058	0,0005
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0689	0,0062
						20000	Диоксид серы	0330	0,0889	0,0080
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,000001	0,0000001
					2026 год					
600102	Бульдозер Shantui SD 22	д/топливо	0,016	17	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,4444	0,0272
						30000	Керосин	2732	0,1333	0,0082
						10000	Диоксид азота	0301	0,0356	0,0022
						10000	Оксид азота	0304	0,0058	0,0004
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0689	0,0042
						20000	Диоксид серы	0330	0,0889	0,0054
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,0000010	0,0000001

Таблица 3 - Результаты расчетов выбросов загрязняющих веществ от автотракторной техники

		Вид	Расход	Время	Кол-во техники, N,	Коэффициент	Загрязняющие		Выбр	росы
№ ИЗ	Наименование техники	топлива	топлива, В, т/час	работы,Т, ч/год	всего/в одновр. работе, ед	эмиссии ЗВ, кэі, г/т	вещества	код ЗВ	г/с	т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11
]	Проходка канав и рас	счисток				
					2023 год					
600202	Экскаватора Hyundai	д/топливо	0,016	17	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,4444	0,0272
	330 LC-9S.					30000	Керосин	2732	0,1333	0,0082
						10000	Диоксид азота	0301	0,0356	0,0022
						10000	Оксид азота	0304	0,0058	0,0004
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0689	0,0042
						20000	Диоксид серы	0330	0,0889	0,0054
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,0000010	0,0000001
					2024 год					
600202	Экскаватора Hyundai	д/топливо	0,016	13	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,4444	0,0208
	330 LC-9S.					30000	Керосин	2732	0,1333	0,0062
						10000	Диоксид азота	0301	0,0356	0,0017
						10000	Оксид азота	0304	0,0058	0,0003
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0689	0,0032
						20000	Диоксид серы	0330	0,0889	0,0042
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,000001	0,0000001
					2025 год					
600202	Экскаватора Hyundai	д/топливо	0,016	113	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,4444	0,1808
	330 LC-9S.					30000	Керосин	2732	0,1333	0,0542
						10000	Диоксид азота	0301	0,0356	0,0145
						10000	Оксид азота	0304	0,0058	0,0024
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0689	0,0280
						20000	Диоксид серы	0330	0,0889	0,0362
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,000001	0,0000004
					2026 год					
600202	Экскаватора Hyundai	д/топливо	0,016	138	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,4444	0,0272
	330 LC-9S.					30000	Керосин	2732	0,1333	0,0082
						10000	Диоксид азота	0301	0,0356	0,0022
						10000	Оксид азота	0304	0,0058	0,0004
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0689	0,0042
						20000	Диоксид серы	0330	0,0889	0,0054
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,0000010	0,0000001

Таблица 3 - Результаты расчетов выбросов загрязняющих веществ от автотракторной техники

		Вид	Расход	Время	Кол-во техники, N,	Коэффициент	Загрязняющие		Выбр	росы
№ ИЗ	Наименование техники	топлива	топлива, В, т/час	работы,Т, ч/год	всего/в одновр. работе, ед	эмиссии ЗВ, кэі, г/т	вещества	код ЗВ	г/с	т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11
					2027 год					
600202	Экскаватора Hyundai	д/топливо	0,016	33	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,4444	0,0272
	330 LC-9S.					30000	Керосин	2732	0,1333	0,0082
						10000	Диоксид азота	0301	0,0356	0,0022
						10000	Оксид азота	0304	0,0058	0,0004
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0689	0,0042
						20000	Диоксид серы	0330	0,0889	0,0054
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,0000010	0,0000001
				Рек	ультивация (обратна	я засыпка)				
					2023 год					
600302	Бульдозер Shantui SD 22	д/топливо	0,0284	13,5	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,2778	0,0383
						30000	Керосин	2732	0,0833	0,0115
						10000	Диоксид азота	0301	0,0222	0,0031
						10000	Оксид азота	0304	0,0036	0,0005
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,0431	0,0059
						20000	Диоксид серы	0330	0,0556	0,0077
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,000001	0,0000002
					2024 год					
600302	Бульдозер Shantui SD 22	д/топливо	0,0284	20,5	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,7889	0,0582
						30000	Керосин	2732	0,2367	0,0175
						10000	Диоксид азота	0301	0,0631	0,0047
						10000	Оксид азота	0304	0,0103	0,0008
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,1223	0,0090
						20000	Диоксид серы	0330	0,1578	0,0116
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,000003	0,0000002
					2025 год					
600302	Бульдозер ShantuiSD 22	д/топливо	0,0284	68,5	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,7889	0,1945
						30000	Керосин	2732	0,2367	0,0584
						10000	Диоксид азота	0301	0,0631	0,0156
						10000	Оксид азота	0304	0,0103	0,0025
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,1223	0,0302
						20000	Диоксид серы	0330	0,1578	0,0389
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,000003	0,0000007

Таблица 3 - Результаты расчетов выбросов загрязняющих веществ от автотракторной техники

		Вид	Расход	Время	Кол-во техники, N,	Коэффициент	Загрязняющие		Выбр	осы
№ ИЗ	Наименование техники	топлива	топлива, В, т/час	работы,Т, ч/год	всего/в одновр. работе, ед	эмиссии ЗВ, кэі, г/т	вещества	код ЗВ	г/с	т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11
					2026 год					
600302	Бульдозер ShantuiSD 22	д/топливо	0,0284	79,8	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,7889	0,2266
						30000	Керосин	2732	0,2367	0,0680
						10000	Диоксид азота	0301	0,0631	0,0181
						10000	Оксид азота	0304	0,0103	0,0030
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,1223	0,0351
						20000	Диоксид серы	0330	0,1578	0,0453
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,000003	0,0000009
					2027 год					
600302	Бульдозер Shantui SD 22	д/топливо	0,0284	18,2	1/1	100000	Оксид углерода	0337	0,7889	0,0517
						30000	Керосин	2732	0,2367	0,0155
						10000	Диоксид азота	0301	0,0631	0,0041
						10000	Оксид азота	0304	0,0103	0,0007
						15500	Углерод (сажа)	0328	0,1223	0,0080
						20000	Диоксид серы	0330	0,1578	0,0103
						0,32	Бенз/а/пирен	0703	0,0000030	0,0000002

Таблица 4 - Результаты расчетов выбросов загрязняющих веществ от автотранспорта

№ ИЗ	Наименование техники	Вид топлива	Расход топлива, В, т/час	Время работы,Т, ч/год	Кол-во техники, N, всего/в одновр. работе, ед	Коэффициент эмиссии ЗВ, кэі, г/т	Загрязняющие вещества	код ЗВ	Выбр	т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11
					2023 - 2027 го	Оды				
6004	VA3 469	бензин	0,006	720	1/2	600000 100000 40000 40000 580 2000 300 0,23	Оксид углерода Бензин Диоксид азота Оксид азота Углерод (сажа) Диоксид серы Свинец Бенз/а/пирен	0337 2704 0301 0304 0328 0330 0184 0703	1,0000 0,1667 0,0533 0,0087 0,0010 0,0033 0,0005 0,00000001	5,1840 0,8640 0,2765 0,0450 0,0050 0,0173 0,0026 0,00000001

4 Расчет выбросов загрязняющих веществ при заправке техники топливозаправщиком (ист. 6005)

Список литературы:

1. Методические указания расчета выбросов от предприятий, осуществляющих хранение и реализацию нефтепродуктов (нефтебазы, АЗС) и других жидкостей и газов, приложение к приказу Министра охраны окружающей среды Республики Казахстан от 29 июля 2011 года №196-п.

Выбросы паров нефтепродуктов

Максимальные (разовые) выбросы, при заполнении баков автомобилей, рассчитываются по формуле (Γ/c) [1]:

$$M = (C_{6.a/M}^{max} \times V_{c.n}) \times n/3600, \ r/c$$

где: $V_{\text{сл}}$ - фактический максимальный расход топлива, при заправке, м 3 /ч.

 $C_{6.a/m}^{max}$ - максимальная концентрация паров нефтепродуктов в выбросах паровоздушной смеси при заполнении баков автомашин, г/м³ (прилож.12 [1]).

n – количество топливозаправщиков на площадке.

Расчет максимально-разовых выбросов паров нефтепродуктов из резервуаров с дизельным топливом:

$$M = (3.14 \times 36) \times 1/3600 = 0.0314 \text{ r/c}$$

При расчете годовых выбросов учитываются выбросы из топливных баков техники при их заправке, и при проливах за счет стекания нефтепродуктов со стенок заправочных и сливных шлангов.

Годовые выбросы паров нефтепродуктов при заправке рассчитываются как сумма выбросов из баков техники и выбросов от проливов нефтепродуктов на поверхность, т/год:

$$G_{\text{трк}} = G_{\text{б.а.}} + G_{\text{пр.a}}, \ \text{т/год}$$

Выброс загрязняющих веществ из баков автомобилей рассчитывается по формуле (т/год):

$$G_{6.a} = (C_6^{03} \text{ x } Q_{03} + C_6^{B.I} \text{ x } Q_{B.I}) \text{ x } 10^{-6},$$
 т/год

где: C_6^{o3} , $C_6^{вл}$ — концентрация паров нефтепродуктов в выбросах паровоздушной смеси при заполнении баков техники в осенне-зимний, весенне-летний период соответственно, г/м³ (согласно прилож. 15 [1]);

 $Q_{\text{оз}},\,Q_{\text{вл}}$ – количество закачиваемого в резервуар нефтепродукта в осенне-зимний, весенне-летний период соответственно (м³).

Расчет выбросов загрязняющих веществ из баков техники при закачке дизтоплива (т/год):

$$G_{6.a.} = (1.6 \times 0 + 2.2 \times 0.74) \times 10^{-6} = 0.0000016 \text{ T/год}$$

Выброс загрязняющих веществ от проливов нефтепродуктов на поверхность (т/год):

$$G_{\text{пр.р}} = 0.5 \text{ x J x } (Q_{03} + Q_{BJ}) \text{ x } 10^{-6}, \text{ т/год}$$

где: Ј– удельные выбросы при проливах, г/м 3 . Для автобензинов J = 125, для дизтоплива J = 50, для масла J = 12,5 [1];

Расчет выбросов углеводородов при проливе дизтоплива на поверхность в 2023 году (т/год):

$$G_{\text{пр.a}} = 0.5 \text{ x } 50 \text{ x } 0.74 \text{ x } 10^{-6} = 0.000018 \text{ т/год}$$

$$G_{\text{трк}} = 0.0000016 + 0.0000185 = 0.0000201$$
 т/год

Выбросы паров нефтепродуктов по углеводородам и сероводорода рассчитываются по формулам:

• максимальные выбросы і-го загрязняющего вещества [1]:

$$Mi = M \times Ci/100$$
, Γ/c

• годовые выбросы [1]:

$$Gi = G \times Ci/100$$
, т/год

где C_i - концентрация і-го загрязняющего вещества, % масс [1].

Расчет выбросов углеводородов предельных С12-С19:

$$0,0314 \text{ x } (99,72/100) = 0,03131 \text{ г/c}$$

 $0,0000201 \text{ x } (99,72/100) = 0,00002 \text{ т/год}$

Расчет выбросов сероводорода:

$$0.0314 \text{ x } (0.28/100) = 0.0009 \text{ г/c}$$

 $0.000033 \text{ x } (0.28/100) = 0.0000001 \text{ т/год}$

Данные для расчетов и результаты расчета представлены в таблице 5.

Таблица 5 - Результаты расчетов выбросов от топливозаправщика

№ ист.	Объект	Наименование	V _c ,	$C_{6.a/M}^{max}$,	Q ₀₃ ,	Q _{вл} ,	Сбоз,	Сбвл,	J,	n.	Загрязняющее		%	Вс	его
		нефтепродукта	\mathbf{M}^3	г/м ³	\mathbf{M}^3	\mathbf{M}^3	Γ/M^3	г/ м ³	Γ/M^3	ед	вещество	Код	содержания	М1, г/с	G1, т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10		11	12	13	14	15
						2	2023 г	`•							
6005	Топливозаправщик	дизтопливо	36	3,14	-	0,74	1,6	2,2	50	1	Углеводороды С12-С19	2754	99,72	0,03131	0,00002
	_										Сероводород	0333	0,28	0,00009	0,0000001
							2024 г.	•							
6005	Топливозаправщик	дизтопливо	36	3,14	-	1,3	1,6	2,2	50	1	Углеводороды С12-С19	2754	99,72	0,03131	0,000035
											Сероводород	0333	0,28	0,00009	0,0000002
						,	2025 г.	•							
6005	Топливозаправщик	дизтопливо	36	3,14	-	3,64	1,6	2,2	50	1	Углеводороды С12-С19	2754	99,72	0,03131	0,000098
											Сероводород	0333	0,28	0,00009	0,0000004
						,	2026 г.	•							
6005	Топливозаправщик	дизтопливо	36	3,14	1	3,8	1,6	2,2	50	1	Углеводороды С12-С19	2754	99,72	0,03131	0,0001
											Сероводород	0333	0,28	0,00009	0,0000005
							2027 г								
6005	Топливозаправщик	дизтопливо	36	3,14	-	0,84	1,6	2,2	50	1	Углеводороды С12-С19	2754	99,72	0,03131	0,00002
											Сероводород	0333	0,28	0,00009	0,0000001

5 Расчет выбросов загрязняющих веществ при въезде-выезде автотранспорта

Список литературы:

1. Методика расчета выбросов загрязняющих веществ от автотранспортных предприятий. Атана, 2008.

Выброс загрязняющих веществ одним автомобилем данной группы в день при выезде с территории или помещения стоянки $(M_{ik}{}^I)$ и возврате $(M_{ik}{}^I)$ рассчитывается по формулам [1]:

$$M_{ik}^{I} = m_{npik} x t_{np} + m_{lik} x L_1 + m_{xxik} x t_{xx1}, \Gamma$$
 $M_{ik}^{II} = m_{lik} x L_2 + m_{xxik} x t_{xx2}, \Gamma$

где m_{npik} - удельный выброс i-го вещества при прогреве двигателя автомобиля каждой группы, г/мин [1];

 m_{lik} - пробеговый выброс i-го вещества при движении по территории автомобиля со скоростью 10-20 км/час, г/км [1];

 m_{xxi} - удельный выброс i-го компонента при работе двигателя на холостом ходу, $\Gamma/$ мин;

 t_{np} - время прогрева двигателя, мин [1];

 t_{xx1}, t_{xx2} - время работы двигателя на холостом ходу при выезде (возврате) на территорию предприятия, мин;

 L_1 , L_2 — пробег по территории предприятия одного автомобиля в день при выезде (возврате), км.

Валовый выброс і-го вещества автомобилями данной группы рассчитывается раздельно для каждого периода по формуле:

$$\mathbf{M_{i}}^{j} = \sum_{\kappa=1}^{P} \alpha_{s} \mathbf{x} (\mathbf{M_{ik}}^{I} + \mathbf{M_{ik}}^{II}) \mathbf{x} \mathbf{N_{k}} \mathbf{x} \mathbf{D_{p}} \mathbf{x} \mathbf{10^{-6}}, \mathbf{\tau} / \mathbf{rod}$$

где $\alpha_{\scriptscriptstyle g}$ - коэффициент выпуска;

 N_k - количество автомобилей каждой группы в хозяйстве;

D_p - количество рабочих дней в расчетном периоде (холодном, теплом, переходном);

j - период года (теплый −T, холодный-X, переходный-П).

Для определения общего валового выброса, валовые выбросы одноименных веществ по периодам года суммируются:

$$\mathbf{M_i}^{o} = \mathbf{M_i}^{T} + \mathbf{M_i}^{X} + \mathbf{M_i}^{\Pi}, \mathbf{T}/\mathbf{\Gamma}_{O,H}$$

Максимально разовый выброс і-го вещества рассчитывается по формуле:

$$G_i^I = \sum_{\nu=1}^{P} M_{ik}^I \times N_k^i / 3600$$
, r/c

где N^{i}_{k} - количество автомобилей, выезжающих со стоянки за 1 час, характеризующийся максимальной интенсивностью выезда автомобилей.

Максимально разовый выброс одноименных веществ берется наибольший из трех периодов. Для определения общего валового выброса, валовые выбросы одноименных веществ суммируются. Расчет выбросов по остальным источникам выполнен аналогично.

Результаты расчета выбросов загрязняющих веществ от автотранспорта приведены в таблице 6.

Таблица 6- І	Расчет выбросов	загрязнян	ощих і	вещес	гв при	въезде	е-выс	езде ав	втотр	анспо	рта													
Источник выброса (выделени	Тип транспортно	Грузо- подъем	tx1, ми	tx2, ми	Nkв	Nk	A		Dn		L1 n	L2 n	t	рг ми	IH	Мхх, г/ми		ıpik иин		llik, мин	Загрязняющее вещество	Код	М, г/с	G, т/год
я)	го средства	-ность	Н	н.				T	П	X			T	П	X	н.	T	X	T	X	,			
1	2	3	4	5	6	7	8	9	1	1	12	13	1 4	1 5	1 6	17	18	19	20	21	22	23	24	25
												202	3-202	27 год	ы									
										Br	емені	ная сто	оянк	а авт	отра	нспорта	1							
6006	Легковые	1,8-3,5 т	1	1	2	2	1	180	60	0	0,01	0,01	3	4	15	0,12	0,13	0,2	1,9	1,9	Азота диоксид	0301	0,0065	0,0014
	(карбюратор)			l,																	Азота оксид	0304	0,0010	0,0002
																0,048	0,048	0,058	0,25	0,313	Серы диоксид	0330	0,0010	0,0002
																0,1	0,14	0,17	0,4	0,5	Керосин	2732	0,0068	0,0011
																0,2	0,35	0,53	1,8	2,2	Углерод	0328	0,0009	0,0001
				<u></u>												0,005	0,005	0,01	0,1	0,15	Углерода оксид	0337	0,0353	0,0062
																					Азота диоксид	0301	0,0081	0,0016
																					Азота оксид	0304	0,0032	0,0002
						Ит	oro i	по ист		61	006.										Серы диоксид	0330	0,0172	0,0003
						YI I	0101	по ист	очни	IKY U	ooo.										Пары бензина	2704	0,0015	0,0003
																					Керосин	2732	0,0068	0,0011
																					Углерод	0328	0,0009	0,00013
																					Углерода оксид	0337	0,0057	0,007

6. Расчет выбросов вредных веществ от бытового теплогенератора

Список литературы:

- 1. Сборник методик по расчету выбросов вредных веществ в атмосферу различными производствами. Алматы: "КазЭКОЭКСП", 1996.
- 2. Методика расчета выбросов загрязняющих веществ от автотранспортных предприятий (приказ Министра ООС РК от «18» 04 2008 года № 100 –п).
- 3. Методика определения нормативов эмиссий в окружающую среду Астана, от 17.06.2016 года №254.

В качестве топлива в бытовых печах используется уголь месторождения Каражира. Характеристика топлива представлена в таблице 7.

Таблица 7 - Характеристика топлива

1	. 1			
Месторождение	Зольность А ^р , %	Содерж.серы S ^p , %	Влажность W^p , %	Калорийность МДж/кг
				(ккал/кг)
1	2	3	4	5
Уголь месторождения Каражира	9,25	0,43	22,7	22,0226 (5260)

Примечание: в числителе указано максимальное значение, в знаменателе – среднее.

Максимальный секундный расход угля для бытовой печи принимаем 2 г/с.

Выбросы твердых частиц

Выбросы твердых веществ определяем по формуле [1]:

$$M_{TB} = B \times A^{P} \times f \times (1 - n_{3}), \Gamma/c, T/год,$$

где В - расход топлива, г/с, т/год;

 A^{P} - зольность сжигаемого топлива, %; (табл.1.1)

f - коэффициент, характеризующий тип топки и вид топлива [1];

 n_3 - доля твердых частиц, улавливаемых в золоуловителе.

Пример расчета выбросов *пыли неорганической 70-20%* SiO_2 при сжигании угля в бытовой печи (ист. 0001):

$$Mc = 2 \times 9,25 \times 0,0011 \times (1-0) = 0,0204 \text{ г/c}$$

 $Mr = 2 \times 9,25 \times 0,0011 \times (1-0) = 0,0204 \text{ т/год}$

Выбросы диоксида серы

Выбросы оксидов серы, в пересчете на диоксид серы, определяем по формуле [1]:

$$Mso = 0.02 \times B \times S^P \times (1-n'_{so}) \times (1-n''_{so}), \Gamma/c, T/год,$$

где n'_{so} - доля окислов серы, связываемых летучей золой топлива, (для угля n'=0.1, для жидкого топлива n'=0) [1];

n"_{so} = 0 - доля окислов серы, улавливаемых в газоуловителе;

 S^{P} - содержание серы в топливе, %. (табл. 1.1)

Расчет выбросов диоксидов серы при сжигании угля в бытовой печи (ист.0001):

$$Mc = 0.02 \times 2 \times 0.43 \times (1 - 0.1) \times (1 - 0) = 0.0155 \text{ г/с}$$
 $Mr = 0.02 \times 2 \times 0.43 \times (1 - 0.1) \times (1 - 0) = 0.0155 \text{ т/год}$

Выбросы оксида углерода

Количество оксида углерода, выбрасываемого в атмосферу (г/с, т/год) при сжигании топлива рассчитывают по формуле [1]:

$$Mco = 0.001 x C_{co} x B x (1-q4/100) г/с, т/год,$$

где C_{co} - выход окиси углерода при сжигании топлива, кг на тонну топлива; C_{co} = q3 x R x QH,

где q3 - потери тепла вследствие химической неполноты сгорания топлива (для дров q3 = 1,0, для угля q3 = 2,0) [1];

R - коэффициент, учитывающий долю потери тепла вследствие химической неполноты сгорания топлива, обусловленную наличием в продуктах неполного сгорания оксида углерода (для жидкого топлива R =0,65, для твердого R = 1) [1];

q4 - потери тепла вследствие механической неполноты сгорания топлива (для дров q4=4, для угля q4=7) [1].

Расчет выбросов окиси углерода при сжигании угля в бытовой печи (ист.0001):

$$C_{co} = 2 \times 1 \times 22,0226 = 44,045 \text{ кг/т}$$
 $Mc = 0,001 \times 44,045 \times 2 \times (1 - 7/100) = 0,0819 \text{ г/с}$ $Mr = 0,001 \times 44,045 \times 2 \times (1 - 7/100) = 0,0819 \text{ т/год}$

Выбросы оксидов азота

Количество оксидов азота (в пересчете на NO_2) выбрасываемых в атмосферу (т/год, г/с), рассчитывают по формуле [1]:

$$M_{NO2} = 0,001 \times B \times QH \times K \times NO_2 \times (1-b),$$

где Qн - теплота сгорания натурального топлива, МДж/кг, (табл.1.1);

 K_{NO2} - параметр, характеризующий количество окислов азота в кг, образующихся на один Γ Дж тепла, принимается по рис. 2.1 [1];

b - коэффициент, учитывающий степень снижения выбросов окислов азота в результате применения технических средств. Для котельной b=0.

Согласно [3] при расчете загрязнения атмосферы и определении выбросов для всех видов технологических процессов и транспортных средств, следует учитывать полную или частичную трансформацию поступающих в атмосферу окислов азота. Для этого установленное по расчету количество выбросов окислов азота (M_{NOx}) разделяется на составляющие оксид азота (NO) и диоксид азота (NO_2). Коэффициенты трансформации от NO_x принимаются на уровне максимальной установленной трансформации, т.е. 0.8- для NO_2 и 0.13- для NO. Тогда раздельные выбросы будут определяться по формулам:

Диоксид азота (т/год, г/с):

$$M_{NO2} = (0,001 \text{ x B x } Q^p \text{H x K NO}_2 \text{ x (1-b)}) \text{ x 0,8} \text{ г/с, т/год,}$$

Оксид азота $(\tau/\Gamma \circ J, \Gamma/c)$:

$$M_{NO} = (0.001 \text{ x B x } Q^p_{H} \text{ x K NO x } (1-b)) \text{ x 0,13}$$
 г/с, т/год,

Расчет выбросов *диоксида азота* при сжигании угля в бытовом печи (ист.0001):

$$M_{NO2} = 0,001$$
 x 2 x 22,0226 x 0,13 x (1 - 0) x 0,8 = 0,0046 г/с $M_{NO2} = 0,001$ x 2 x 22,0226 x 0,13 x (1 - 0) x 0,8 = 0,0046 т/год

Расчет выбросов *оксида азота* при сжигании угля в бытовой печи (ист.0001):

$$M_{NO} = 0,001$$
 x 2 x 22,0226 x 0,13 x (1 - 0) x 0,13 = 0,00075 г/с $M_{NO} = 0,001$ x 2 x 22,0226 x 0,13 x (1 - 0) x 0,13 = 0,00075 т/год

Результаты расчета выбросов вредных веществ при сжигании топлива сведены в таблицу 8.

Таблица 8 – Выбросы при сжигании топлива

(кин	ä	оте	Харат	еристи	іка топл	ива									Рас				ле, пз	Результат	гы расчета
Источник выброса (выделения)	Наименование источника выделения	Кол-во всего/кол-во в работе	Вид	Зольность , Ар, % (максим./среднее)	e ce	Калорийность, Орн, МДж/кг	ثبس	h' SO2	h" SO2	KNO2	Cco	R	43	q4	Γ/C	Т/год	Загрязняющее вещество	Код 3В	Доля твердых частиц, улавливаемых в золоуловите	M, r/c	G, т/год
1	2		4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22
0001	Печь отопления	1/1	Уголь м-ние Каражира	9,25	0,43	22,0226	0,0011	0,1	0	0,13	44,045	1	2	7	2	2	Азота диоксид Азота оксид Серы диоксид Углерода оксид Пыль неорган. 70-20% SiO2	0301 0304 0330 0337 2908		0,0046 0,00075 0,0155 0,0819 0,0204	0,0046 0,00075 0,0155 0,082 0,0102

7 Расчет неорганизованных выбросов вредных веществ при передвижении транспорта по участку

Список литературы:

- 1. Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников. Астана, 2014г.
- 2. Методика расчета выбросов загрязняющих веществ в атмосферу от предприятий по производству строительных материалов. Астана,2008 г.

Выброс неорганической пыли при транспортных работах определяется по формуле [1]:

$$Mce\kappa = \frac{C_1 \times C_2 \times C_3 \times N \times L \times q_1 \times C_6 \times C_7}{3600} + C_4 \times C_5 \times C_6 \times q' \times F_0 \times n, \mathbf{r/c}$$

Валовый выброс неорганической пыли при транспортных работах определяется по формуле [2]:

$$M$$
год = 0,0864 × M сек × $\left[365 - \left(T_{cn} + T_{\partial}\right)\right]$, $_{T}/_{TOД}$

где: C_1 — коэффициент, учитывающий среднюю грузоподъемность единицы автотранспорта (табл.9) [1];

 C_2 – коэффициент, учитывающий среднюю скорость транспорта (табл.10) [1];

N – число ходок (туда+обратно) всего транспорта в час;

L – среднее расстояние транспортировки в пределах карьера, км;

n – число автомашин, работающих на участке;

 C_3 – коэффициент, учитывающий состояние дорог (табл.11) [1];

 C_4 — коэффициент, учитывающий профиль поверхности материала на платформе и определяемый как соотношение $\frac{F_{\phi a \kappa m.}}{F}$,

где: $F_{\phi a \kappa \tau}$ - фактическая площадь поверхности материала на платформе, м²;

 F_0 – средняя площадь платформы, м²

Значение C_4 колеблется в пределах 1,3-1,6 в зависимости от крупности материала и степени заполнения платформы;

 C_5 – коэффициент, учитывающий скорость обдува (V_{ob}) материала (табл.12) [1],

 C_6 – коэффициент, учитывающий влажность поверхностного слоя материала, равный C_6 = k_5 и принимаемый в соответствии с таблицей 4 [1];

 C_7 – коэффициент, учитывающий долю пыли, уносимой в атмосферу и равный 0,01;

 q_1 – пылевыделение в атмосферу на 1 км пробега при C_1 , C_2 , C3=1, принимается равным 1450 г/км;

q' – пылевыделение с единицы фактической поверхности материала на платформе, r/m^2xc (табл.6) [1];

 T_{cn} – количество дней с устойчивым снежным покровом – 147 дней;

 T_{π} – количество дней с осадками в виде дождя, рассчитывается по формуле:

 $T_{\text{д}} = 2 \cdot \mathbf{T}_{\text{д}}^{\text{o}} / 24 = 2 \cdot 266 / 24 = 23$ дн./год,

где $T_{\tt д}^{\tt o}$ – суммарная продолжительность осадков в виде дождя в зоне проведения работ за рассматриваемый период, $T_{\tt д}^{\tt o}=266$ ч/год.

Результаты расчетов выбросов при движении автотранспорта приведены в таблице 9.

Таблица 9 - Выбросы загрязняющих веществ при движении транспорта по участку

№ ист.	Наименование источника	C ₁	C_2	C ₃	C_4	C ₅	C ₆	C ₇	N	q1	q'2	L	F_0	n	Наименование ЗВ	Код	М г/с	М т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19
Движение автотранспорта																		
600502	УАЗ 469	1,9	1,0	0,5	1,3	1,2	0,2	0,01	2	1450	0,002	0,4	0	2	Пыль неорг.с сод-м SiO ₂ 70-20%	2908	0,0006	0,1564
														Пыль неорг.с сод- м SiO ₂ 70-20%	2908	0,0006	0,1564	

8 Расчет выбросов загрязняющих веществ при хранении угля и шлака

Список литературы:

1. Методика расчета нормативов выбросов от неорганизованных источников. Астана, $2014\ \Gamma$.

Максимально-разовый выброс определяется согласно [1]:

$$q = A + B = \frac{k_1 \times k_2 \times k_3 \times k_4 \times k_5 \times k_7 \times G \times 10^6 \times B}{3600} + k_6 \times k_3 \times k_4 \times k_5 \times k_6 \times k_7 \times q \times F, \ 2/c$$

где А – выбросы при переработке (ссыпка, перевалка, перемещение) материала, г/с;

В – выбросы при статическом храпении материала;

 k_1 — весовая доля пылевой фракции в материале. Определяется путем отмывки и просева средней пробы с выделением фракции пыли размером 0—200 мкм соответствии с таблицей 1 согласно приложению к настоящей Методике;

k₂ – доля пыли (от всей массы пыли), переходящая в аэрозоль соответствии с таблицей 1 согласно приложению к настоящей Методике;

 k_3 – коэффициент, учитывающий местные метеоусловия и принимаемый в соответствии с таблицей 2 согласно приложению к настоящей Методике; (при расчете г/с V=10 м/с - 1,7; при расчете т/год V=7 м/с - 1,4);

 k_4 — коэффициент, учитывающий местные условия, степень защищенности узла от внешних воздействий, условия пылеобразования. Данные приведены в таблице 3 согласно приложению к настоящей Методике;

k₅ – коэффициент, учитывающий влажность материала и принимаемый в соответствии с данными таблицы 4 согласно приложению к настоящей Методике;

 k_6 — коэффициент, учитывающий профиль поверхности складируемого материала и определяемым как соотношение $F_{\Phi AKT}/F$. Значение k_6 колеблется в пределах 1,3-1,6 в зависимости от крупности материала и степени заполнения;

k₇ – коэффициент, учитывающий крупность материала и принимаемый в соответствии с таблицей 5 согласно приложению к настоящей Методике;

 $F_{\phi a \kappa \tau}$ — фактическая поверхность материала с учетом рельефа его сечения (учитывать только площадь, на которой производятся погрузочно-разгрузочные работы);

F – поверхность пыления в плане, M^2 ;

q' – унос пыли с одною квадратного метра фактической поверхности в условиях, когда k4=1; k5=1, принимается в соответствии с данными таблицы 6 согласно приложению к настоящей Методике;

G – суммарное количество перерабатываемого материала, т/ч;

В' – коэффициент, учитывающий высоту пересыпки и принимаемый в соответствии с таблицей 7 согласно приложению к настоящей Методике. Склады и хвостохранилища

рассматриваются как равномерно распределенные источники пылевыделения;

 K_6 коэффициент, учитывающий эффективность сдувания твердых частиц с поверхности отвала и численно равный: 0,2 - в первые три года после прекращения эксплуатации; 0,1 - в последующие годы до полного озеленения отвала.

Валовый выброс при пересыпке определяется:

$$Q_{\Gamma}^{nepechnka}$$
 = K1 x K2 x K3 x K4 x K5 x K7 x G₁ x B x (1- n), т/год

где G_1 – суммарное количество перерабатываемого материала, т/год

Валовый выброс при хранении определяется:

$$Q_{\Gamma}^{xpanenue} = q^{xpanenue} x t x (180-120) x 3600 x 10-6, т/год$$

где q^{хранение} – максимально-разовый выброс при хранении, г/с;

t – время хранения, ч/сут;

 T_r – количество суток с осадками в виде снега, сут, T_c =160.

Пример расчета выбросов *пыли неорганической с содержанием SiO_2 до* 20% при разгрузке угля (ист.600801),

$$q$$
=0,03x0,01x1,4x1x0,4x0,2x2x10⁶x0,4x(1-0)/3600=0,0075 г/с $Q_{\Gamma}^{nepecbinka}$ =0,03x0,01x1,4x1x0,4x0,2x2x0,4x(1-0)=0,00003 т/год

Пример расчета выбросов *пыли неорганической с содержанием SiO* $_2$ *до* 20% при хранении угля (ист.600802):

$$q = 1 \text{ x } 1,4 \text{ x } 1,0 \text{ x } 0,4 \text{ x } 1,3 \text{ x } 0,2 \text{ x } 0,002 \text{ x } 5 \text{ x}(1-0) = 0,0015 \text{ г/с}$$
 $Q_{\Gamma}^{xpanenue} = 0,0015 \text{ x } 24 \text{ x } (180-160) \text{ x } 3600 \text{ x } 10^{-6} = 0,003 \text{ т/год}$

Золошлаковые отходы образуются в результате сгорания твердого топлива в котловом агрегате.

Количество золошлаковых отходов, включающих в себя шлак и золу, уловленную в золоуловителях, рассчитывается по формулам [2]:

$$M_{3IIIO} = M_{иил} + M_{30лы}$$
 $M_{иил} = 0,01 \ x \ B \ x \ A_p - N_3, \ T/год$
 $M_{30лы} = N_3 \ x \ \eta_{3v}, \ T/год$

где $M_{\text{шл}}$ – количество шлака, образовавшегося при сжигании угля, т/год;

 $M_{30лы}$ – количество золы, уловленной в золоуловителях, т/год;

В – годовой расход угля, т/год;

Ap – зольность угля, %;

 η_{3y} – эффективность золоуловителя;

$$N_3 = 0.01 \times B \times (\alpha \times Ap + q4 \times QT / 32680),$$

где: q4 – потери тепла вследствие механической неполноты сгорания угля, q4 = 7.0;

От – теплота сгорания топлива, кДж/кг;

32680 кДж/кг – теплота сгорания условного топлива;

 α - доля уноса золы из топки, $\alpha = 0.25$.

Пример расчета золошлаковых отходов:

$$N_3 = 0,01 \ x \ 2 \ x \ (0,25 \ x \ 9,25 + 7 \ x \ 22,0226 \ / \ 44,045) = 0,1162 \ {\ {\ \ \, T/{\ \ rog}}}$$
 $M_{\text{иил}} = 0,01 \ x \ 2 \ x \ 9,25 - 0,1162 = 0,0688 \ {\ \ \, T/{\ \ rog}}$ $M_{30,16} = 0,1162 \ x \ 0 = 0 \ {\ \ \, T/{\ \ rog}}$ $M_{3IIIO} = 0,0688 + 0 = 0,0688 \ {\ \ \, T/{\ \ rog}}$

Результаты расчета выбросов при переработки и хранении материала представлены в таблице 10.

Таблица 7.1 - Выбросы ЗВ при переработке и хранении материала

N	Наимено- вание	Наимено- вание	К1	К2	К3	К4	К5	К6	К7	В'	G	G_1	q'	F	t ч/су	Тг	Тд	Кб	3B	Код	n	Выб	росы
ист	источника	материал а									т/час	т/год			Т					3B		г/с	т/год
1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24
Переработка угля																							
700101	Разгрузка угля		0,03	0,01	1,4	0,5	0,1	-	0,2	0,4	2,0	2,0							Пыль		0	0,0075	0,00003
700102	Хранение	уголь	-	-	1,4	0,5	0,1	1,3	0,2	1	-	-	0,002	5	24	180		1	неорган. до 20%	2909	0	0,0015	0,003
700103	Ручная загрузка		0,03	0,01	1,4	0,5	0,1	-	0,2	0,4	0,01	2,0							SiO ₂		0	0,00004	0,00003
Итого по ист7001: Пыль неорган. 70-20% SiO ₂												2909		0,009	0,00306								
											Перераб	отка шлан	ca										
700201	Разгрузка золы		0,06	0,04	1,4	0,5	0,1	-	0,6	0,4	0,005	0,0688							Пыль неорган.		0	0,0001	0,0007
700202	Хранение	шлак	-	-	1,4	0,5	0,1	1,3	0,6	-	-	-	0,002	1	24	180)	1	70-20% SiO ₂	2908	0	0,0001	0,0001
700203	Погрузка		0,06	0,04	1,4	0,5	0,1	-	0,6	0,4	0,0688	0,0688							5102		0	0,0008	0,0007
Итого по ист7002:												Пыль неорган. 70-20% SiO ₂				2908		0,0009	0,0015				