

**МЕТОДИКА
ОПРЕДЕЛЕНИЯ ВЫБРОСОВ ЗАГРЯЗНЯЮЩИХ ВЕЩЕСТВ
В АТМОСФЕРУ ПРИ СЖИГАНИИ ТОПЛИВА В КОТЛАХ
ПРОИЗВОДИТЕЛЬНОСТЬЮ МЕНЕЕ 30 ТОНН ПАРА В ЧАС
ИЛИ МЕНЕЕ 20 ГКАЛ В ЧАС**

РАЗРАБОТАНА научно-исследовательским институтом охраны атмосферного воздуха (НИИАтмосфера) при участии Госкомэкологии Пермской области, Всероссийского научно-исследовательского теплотехнического института (ВТИ), энергетического института им. Г.М.Кржижановского (ЭНИИ) и ООО "Импульс-Холдинг".

УТВЕРЖДЕНА Председателем Государственного комитета Российской Федерации по охране окружающей среды В.И.Даниловым-Данильяном 9 июля 1999 г.

ОБЩИЕ ПОЛОЖЕНИЯ

Настоящая методика (далее - Методика) предназначена для определения выбросов в атмосферный воздух загрязняющих веществ с дымовыми газами котлоагрегатов паропроизводительностью до 30 т/ч и водогрейных котлов мощностью до 25 МВт (20 Гкал/ч) по данным периодических измерений их концентраций в дымовых газах или расчетным путем при сжигании твердого, жидкого и газообразного топлива.

Методика применяется с начала отчетного периода - 1 января 2000 г.

для:

составления статистической отчетности по форме 2-ТП (воздух);

установления предельно допустимых и временно согласованных выбросов;

планирования работ по снижению выбросов;

контроля выбросов загрязняющих веществ в атмосферный воздух.

Периодичность проверки Методики - 5 лет.

При определении валовых выбросов загрязняющих веществ в тоннах в год значения исходных величин, входящих в расчетные формулы, принимаются по отчетным данным предприятия, с усреднением их за этот период.

При определении максимальных выбросов загрязняющих веществ в граммах в секунду значение расхода топлива принимается исходя из наибольшей нагрузки котельной установки за отчетный период.

**1 ОПРЕДЕЛЕНИЕ ВЫБРОСОВ ГАЗООБРАЗНЫХ
ЗАГРЯЗНЯЮЩИХ ВЕЩЕСТВ ПО ДАННЫМ
ИНСТРУМЕНТАЛЬНЫХ ЗАМЕРОВ**

1.1 Суммарное количество M_j загрязняющего вещества j , поступающего в атмосферу с дымовыми газами (т/с, т/год) определяется по уравнению

$$M_j = c_j V_{ст} B_p k_{п}, \quad (1)$$

где c_j - массовая концентрация загрязняющего вещества j в сухих дымовых газах при стандартном коэффициенте избытка воздуха $\alpha_0 = 1,4$ и нормальных условиях*, мг/м³; определяется по п.1.2;

* Температура 273 К и давление 101,3 кПа.

$V_{гр}$ - объем сухих дымовых газов, образующихся при полном сгорании 1 кг (1 нм³) топлива, при $\alpha_0 = 1,4$, нм³/кг топлива (нм³/нм³ топлива).

B_p - расчетный расход топлива; определяется по п.1.3;

при определении выбросов в граммах в секунду B_p берется в т/ч (тыс. нм³/ч); при определении выбросов в тоннах в год B_p берется в т/год (тыс. нм³/год);

$k_{п}$ - коэффициент пересчета;

при определении выбросов в граммах в секунду $k_{п} = 0,278 \cdot 10^{-3}$; при определении выбросов в тоннах в год $k_{п} = 10^{-6}$.

1.2 Массовая концентрация загрязняющего вещества j определяется по измеренной* концентрации $c_j^{изм}$, мг/нм³, по соотношению

$$c_j = c_j^{изм} \frac{\alpha}{\alpha_0}, \quad (2)$$

где α - коэффициент избытка воздуха в месте отбора пробы.

* Измерение концентрации загрязняющих веществ регламентируется соответствующими положениями отраслевых методических документов по инвентаризации (нормированию, контролю) выбросов загрязняющих веществ в атмосферу.

При использовании приборов, измеряющих объемную концентрацию загрязняющего вещества j , массовая концентрация определяется по соотношению

$$c_j = I_j \rho_j \frac{\alpha}{\alpha_0}, \quad (3)$$

где I_j - измеренная объемная концентрация при коэффициенте избытка воздуха α , ррт*;

ρ_j - удельная масса загрязняющего вещества, кг/нм³.

* 1 ррт = 1 нсм³/нм³ = 0,0001% об.

Для основных газообразных загрязняющих веществ, содержащихся в выбрасываемых в атмосферу дымовых газах котельных установок (оксидов азота в пересчете на NO₂, оксида углерода и диоксида серы), значения удельной массы ρ_j составляют:

$$\begin{aligned} \rho_{NO_2} &= 2,0 \text{ кг/нм}^3 \\ \rho_{CO} &= 1,2 \text{ кг/нм}^3 \\ \rho_{SO_2} &= 2,86 \text{ кг/нм}^3. \end{aligned} \quad (4)$$

Формулы (4) получены в предположении, что перечисленные газы являются идеальными.*

* Погрешность, вносимая этим предположением, значительно меньше погрешности измерений.

Коэффициент избытка воздуха α с достаточной степенью точности может быть найден по приближенной кислородной формуле

$$\alpha = \frac{21}{21 - O_2}, \quad (5)$$

где O_2 - измеренная концентрация кислорода в месте отбора пробы дымовых газов, %.*

* Для более точного определения α в уравнение (5) применяется значение концентрации избыточного кислорода

При расчете максимальных выбросов загрязняющего вещества в граммах в секунду берутся максимальные значения

массовой концентрации этого вещества при наибольшей нагрузке за отчетный период.

При определении валовых выбросов в тоннах в год используется среднее значение массовой концентрации загрязняющего вещества за год. Среднее значение массовой концентрации определяется по средней за рассматриваемый промежуток времени нагрузке котла. При этом пользуются заранее построенными зависимостями концентраций загрязняющих веществ от нагрузки котла. Построение указанных зависимостей проводится не менее чем по трем точкам - при минимальной, средней и максимальной нагрузках.*

* Для более точного определения α в уравнении (5) применяется значение концентрации избыточного кислорода

$$O_2^{\text{изб}} = O_2 - 0,5(CO + H_2) - 2CH_4 - 3C_nH_m.$$

Однако, если обеспечен нормальный топочный режим, содержание CO , H_2 , CH_4 и C_nH_m не превышает 0,01% по объему, и можно считать, что

$$O_2^{\text{изб}} \cong O_2.$$

1.3 Расчетный расход топлива B_p , т/ч (тыс. нм³/ч) или т/год (тыс. нм³/год), определяется по соотношению

$$B_p = \left(1 - \frac{q_4}{100}\right) \cdot B, \quad (6)$$

где B - полный расход топлива на котел, т/ч (тыс. нм³/ч) или т/год (тыс. нм³/год);

q_4 - потери тепла от механической неполноты сгорания топлива, %.

Значение B определяется по показаниям прибора или по обратному тепловому балансу (при проведении испытаний котла).

1.4 Расчет объема сухих дымовых газов $V_{\text{сг}}$ проводится по нормативному методу* по химическому составу сжигаемого топлива или табличным данным. Расчетные формулы приведены в Приложении А.

* При определении валовых выбросов диоксида серы за длительный промежуток времени используется расчетный метод (см. п.2.2 раздела 2 данной Методики).

Тепловой расчет котельных агрегатов. Нормативный метод. М., Энергия, 1973.

При недостатке информации о составе сжигаемого топлива объем сухих дымовых газов может быть рассчитан по приближенной формуле

$$V_{\text{сг}} = KQ_1^{\text{r}}, \quad (7)$$

где Q_1^{r} - низшая рабочая теплота сгорания топлива, МДж/кг (МДж/нм³);

K - коэффициент, учитывающий характер топлива и равный:

для газа	0,345
для мазута	0,355
для каменных углей	0,365
для бурых углей	0,375

1.5 С учетом (3), (5) и (7) соотношение (1) для расчета суммарного количества загрязняющего вещества j (при использовании приборов, измеряющих объемную концентрацию в ррт) записывается в виде

$$M_j = I_j \rho_j \frac{15}{21 - O_2} KQ_1^{\text{r}} B_p k_n. \quad (8)$$

С учетом (4) выбросы оксидов азота, оксида углерода и диоксида серы определяются по соотношениям

$$M_{\text{NO}_x} = 30,75 \frac{I_{\text{NO}_x}}{21 - O_2} KQ_1^{\text{r}} B_p k_n. \quad (9)$$

$$M_{CO} = 18,75 \frac{I_{CO}}{21 - O_2} K_{Q_1}^I B_p k_n. \quad (10)$$

$$M_{SO_2} = 42,90 \frac{I_{SO_2}}{21 - O_2} K_{Q_1}^I B_p k_n. \quad (11)$$

1.6 В связи с установленными раздельными ПДК для оксида и диоксида азота и с учетом трансформации оксида азота в атмосферном воздухе суммарные выбросы оксидов азота разделяются на составляющие (с учетом различия в молекулярной массе этих веществ)

$$M_{NO_2} = 0,8 M_{NO_x}, \quad (12)$$

$$M_{NO} = (1 - 0,8) M_{NO_x} \frac{\mu_{NO}}{\mu_{NO_2}} = 0,13 M_{NO_x}, \quad (13)$$

где μ_{NO} и μ_{NO_2} - молекулярные массы NO и NO_2 , равные 30 и 46 соответственно;

0,8 - коэффициент трансформации оксида азота в диоксид.*

* Численное значение коэффициента трансформации может устанавливаться расчетно-экспериментальным методом, утверждаемым Госкомэкологией России.

2 ОПРЕДЕЛЕНИЕ ВЫБРОСОВ ГАЗООБРАЗНЫХ ЗАГРЯЗНЯЮЩИХ ВЕЩЕСТВ РАСЧЕТНЫМИ МЕТОДАМИ

2.1 Оксиды азота

2.1.1 Расчет выбросов оксидов азота при сжигании природного газа

Суммарное количество оксидов азота NO_x в пересчете на NO_2 (в г/с, т/год), выбрасываемых в атмосферу с дымовыми газами, определяются по формуле

$$M_{NO_x} = B_p Q_1^I K_{NO_2}^I \beta_k \beta_\alpha (1 - \beta_T) (1 - \beta_S) k_n, \quad (14)$$

где B_p - расчетный расход топлива, нм³/с (тыс. нм³/год);

при работе котла в соответствии с режимной картой с достаточной степенью точности может быть принято $B_p = B$ - фактическому расходу топлива на котел;

Q_1^I - низшая теплота сгорания топлива, МДж/нм³;

$K_{NO_2}^I$ - удельный выброс оксидов азота при сжигании газа, г/МДж.

Для паровых котлов

$$K_{NO_2}^I = 0,01 \sqrt{D} + 0,0, \quad (15)$$

где D - фактическая паропроизводительность котла, т/ч.

Для водогрейных котлов

$$K_{NO_2}^I = 0,0113 \sqrt{Q_T} + 0,03, \quad (16)$$

где Q_T - фактическая тепловая мощность котла по введенному в топку теплу, МВт, определяемая по формуле

$$Q_T = B_p Q_1^I, \quad (17)$$

β_k - безразмерный коэффициент, учитывающий принципиальную конструкцию горелки.

Для всех дутьевых горелок напорного типа (т.е. при наличии дутьевого вентилятора на котле) принимается $\beta_k = 1,0$.

Для горелок инжекционного типа принимается $\beta_k = 1,6$.

Для горелок двухступенчатого сжигания (ГДС) $\beta_k = 0,7$.

β_t - безразмерный коэффициент, учитывающий температуру воздуха, подаваемого для горения

$$\beta_t = 1 + 0,002(t_{ТВ} - 30), \quad (18)$$

где $t_{ТВ}$ - температура горячего воздуха, °С.

β_α - безразмерный коэффициент, учитывающий влияние избытка воздуха на образование оксидов азота.

В общем случае значение $\beta_\alpha = 1,225$.

При работе котла в соответствии с режимной картой $\beta_\alpha = 1$.

Для котлов с напорными (дутьевыми) горелками или горелками ГДС при наличии результатов испытаний котла с измерением O_2 и CO для более точного учета избытка воздуха используется формула*

$$\beta_\alpha = \beta_\alpha^H = 1 - 0,1 \left(O_2 - \frac{5}{\bar{Q}} \right)^2 - 0,3 \left(O_2 - \frac{5}{\bar{Q}} \right), \quad (19)$$

где O_2 - концентрация кислорода в дымовых газах за котлом, %;

\bar{Q} - относительная тепловая нагрузка котла, равная отношению

$$\bar{Q} = Q_\Phi / Q_K \text{ или } \bar{Q} = D_\Phi / D_K,$$

где Q_Φ , D_Φ , Q_K и D_K - соответственно фактические и номинальные тепловая нагрузка и паропроизводительность котла, МВт, т/ч.

* Снижение коэффициента β_α (т.е. уменьшение выбросов NO_x) за счет снижения концентрации кислорода O_2 ограничивается ростом концентрации CO сверх 0,01%. Увеличивать концентрацию кислорода O_2 для снижения β_α не рекомендуется по причине роста потерь с уходящими газами q_2 .

Для котлов с инжекционными горелками влияние избытка воздуха учитывается коэффициентом β_α^H

$$\beta_\alpha = \beta_\alpha^H = 0,577 \sqrt{S_T''}, \quad (20)$$

где S_T'' - разрежение в топке, кгс/м² (мм вод. ст.)

β_r - безразмерный коэффициент, учитывающий влияние рециркуляции дымовых газов через горелки на образование оксидов азота.

При подаче газов рециркуляции в смеси с воздухом

$$\beta_r = 0,16 \sqrt{r}, \quad (21)$$

где r - степень рециркуляции дымовых газов, %.

β_δ - безразмерный коэффициент, учитывающий ступенчатый ввод воздуха в топочную камеру

$$\beta_\delta = 0,022 \delta, \quad (22)$$

где δ - доля воздуха, подаваемого в промежуточную зону факела (в процентах от общего количества организованного воздуха);

k_{Π} - коэффициент пересчета;

при определении выбросов в граммах в секунду $k_{\Pi}=1$;

при определении выбросов в тоннах в год $k_{\Pi}=10^{-3}$.

При определении максимальных выбросов оксидов азота в граммах в секунду по формуле (14) значения входящих в формулу величин определяются при максимальной тепловой мощности котла.

При определении валовых выбросов оксидов азота за год значения входящих в формулу (14) величин определяются по средней за рассматриваемый промежуток времени нагрузке котла.

2.1.2 Расчет выбросов оксидов азота при сжигании мазута

Суммарное количество оксидов азота NO_x в пересчете на NO_2 (в г/с, т/год), выбрасываемых в атмосферу с дымовыми газами, определяется по формуле

$$M_{NO_x} = B_p Q_1^f K_{NO_2}^M \beta_1 \beta_{\alpha} (1 - \beta_T)(1 - \beta_{\delta}) k_{\Pi}, \quad (23)$$

где B_p - расчетный расход топлива, кг/с (т/год), определяемый по формуле

$$B_p = B \left(1 - \frac{q_4}{100} \right), \quad (24)$$

где B - фактический расход топлива на котел, кг/с (т/год);

q_4 - потери тепла от механической неполноты сгорания, %;

Q_1^f - низшая теплота сгорания топлива, МДж/кг;

$K_{NO_2}^M$ - удельный выброс оксидов азота при сжигании мазута, г/МДж.

Для паровых котлов

$$K_{NO_2}^M = 0,01\sqrt{D} + 0,1, \quad (25)$$

где D - фактическая паропроизводительность котла, т/ч.

Для водогрейных котлов

$$K_{NO_2}^M = 0,0113\sqrt{Q_T} + 0,1, \quad (26)$$

где Q_T - фактическая тепловая мощность котла по введенному в топку теплу, определяемая по формуле (17).

Приведенные зависимости $K_{NO_2}^M$ от D и Q_T справедливы для мазутов, поставляемых отечественными НПЗ.

β_1 - безразмерный коэффициент, учитывающий температуру воздуха, подаваемого для горения; определяется по формуле (18);

β_{α} - безразмерный коэффициент, учитывающий влияние избытка воздуха на образование оксидов азота при сжигании мазута.

В общем случае значение $\beta_{\alpha}=1,113$.

При работе котла в соответствии с режимной картой $\beta_{\alpha}=1$.

При наличии результатов испытаний котла с измерением O_2 и CO для более точного учета избытка воздуха используют формулу*

$$\beta_{\alpha} = 1 - 0,2 \left(O_2 - \frac{6}{Q} \right)^2 - 0,3 \left(O_2 - \frac{6}{Q} \right), \quad (27)$$

где O_2 - концентрация кислорода в дымовых газах за котлом, %;
 \bar{Q} - относительная тепловая нагрузка котла, равная отношению

$$\bar{Q} = Q_{\Phi} / Q_{\kappa} \text{ или } \bar{Q} = D_{\Phi} / D_{\kappa},$$

где Q_{Φ} , D_{Φ} , Q_{κ} и D_{κ} - соответственно фактические и номинальные тепловая нагрузка и паропроизводительность котла, МВт, т/ч.

* Снижение коэффициента β_{α} (т.е. уменьшение выбросов NO_x) за счет снижения концентрации кислорода O_2 ограничивается ростом концентрации CO сверх 0,01%. Увеличивать концентрацию кислорода O_2 для снижения β_{α} не рекомендуется по причине роста потерь с уходящими газами q_2 .

β_r - безразмерный коэффициент, учитывающий влияние рециркуляции дымовых газов через горелки на образование оксидов азота.

При подаче газов рециркуляции в смеси с воздухом

$$\beta_r = 0,17 \sqrt{r}, \quad (28)$$

где r - степень рециркуляции дымовых газов, %.

β_{δ} - безразмерный коэффициент, учитывающий ступенчатый ввод воздуха в топочную камеру:

$$\beta_{\delta} = 0,018 \delta, \quad (29)$$

где δ - доля воздуха, подаваемого в промежуточную зону факела (в процентах от общего количества организованного воздуха);
 k_{Π} - коэффициент пересчета;

при определении выбросов в граммах в секунду $k_{\Pi} = 1$;

при определении выбросов в тоннах в год $k_{\Pi} = 10^{-3}$.

2.1.3 Расчет выбросов оксидов азота при слоевом сжигании твердого топлива

Для котлов, оборудованных топками с неподвижной, цепной решеткой, с пневмомеханическим забрасывателем и для шахтных топок с наклонной решеткой суммарное количество оксидов азота NO_x в пересчете на NO_2 (в г/с, т/год), выбрасываемых в атмосферу с дымовыми газами, определяется по формуле

$$M_{NO_x} = B_p Q_1^t K_{NO_2}^T \beta_r k_{\Pi}, \quad (30)$$

где B_p - расчетный расход топлива, определяемый по формуле (24), кг/с (т/год);

Q_1^t - низшая теплота сгорания топлива, МДж/кг;

$K_{NO_2}^T$ - удельный выброс оксидов азота при слоевом сжигании твердого топлива, г/МДж.

Величина $K_{NO_2}^T$ определяется по формуле

$$K_{NO_2}^T = 0,35 \cdot 10^{-3} \alpha_T \left(1 + 5,46 \frac{100 - R_6}{100} \right) \sqrt[4]{Q_1^t q_R}, \quad (31)$$

где α_T - коэффициент избытка воздуха в топке, определяемый по формуле

$$\alpha_T = \frac{21}{21 - O_2}, \quad (32)$$

где O_2 - концентрация кислорода в дымовых газах за котлом, %;

при отсутствии информации о концентрации кислорода в дымовых газах за котлом можно принимать $\alpha_T = 2,5$;

R_G - характеристика гранулометрического состава угля - остаток на сите с размером ячеек 6 мм, %;

принимается по сертификату на топливо;

q_R - тепловое напряжение зеркала горения, МВт/м².

Величина q_R определяется по формуле

$$q_R = Q_T / F, \quad (33)$$

где F - зеркало горения (определяется по паспортным данным котельной установки), м²;

β_T - безразмерный коэффициент, учитывающий влияние рециркуляции дымовых газов, подаваемых в смеси с дутьевым воздухом под колосниковую решетку, на образование оксидов азота;

$$\beta_T = 1 - 0,075\sqrt{r}, \quad (34)$$

где r - степень рециркуляции дымовых газов, %;

k_{Π} - коэффициент пересчета;

при определении выбросов в граммах в секунду $k_{\Pi} = 1$;

при определении выбросов в тоннах в год $k_{\Pi} = 10^{-3}$.

В связи с установленными отдельными ПДК на оксид и диоксид азота и с учетом трансформации оксидов азота суммарные выбросы оксидов азота разделяются на составляющие, расчет которых проводится согласно п.1.6 данной Методики.

2.2 Оксиды серы

Суммарное количество оксидов серы M_{SO_2} , выбрасываемых атмосферу с дымовыми газами (г/с, т/год), вычисляют по формуле

$$M_{SO_2} = 0,02BS^T(1 - \eta'_{SO_2})(1 - \eta''_{SO_2}), \quad (35)$$

где B - расход натурального топлива за рассматриваемый период, г/с (т/год);

S^T - содержание серы в топливе на рабочую массу, %;

η'_{SO_2} - доля оксидов серы, связываемых летучей золой в котле;

η''_{SO_2} - доля оксидов серы, улавливаемых в мокром золоуловителе попутно с улавливанием твердых частиц.

Ориентировочные значения η'_{SO_2} при сжигании различных видов топлива составляют:

Топливо	η'_{SO_2}
торф	0,15
сланцы эстонские и ленинградские	0,8
сланцы других месторождений	0,5
экибастузский уголь	0,02
березовские угли Канско-Ачинского бассейна	

для топок с твердым шлакоудалением	0,5
для топок с жидким шлакоудалением	0,2
другие угли Канско-Ачинского бассейна	
для топок с твердым шлакоудалением	0,2
для топок с жидким шлакоудалением	0,05
угли других месторождений	0,1
мазут	0,02
газ	0

Доля оксидов серы (γ_{SO_2}''), улавливаемых в сухих золоуловителях, принимается равной нулю. В мокрых золоуловителях эта доля зависит от общей щелочности орошающей воды и от приведенной сернистости топлива $S^{\text{пр}}$.

$$S^{\text{пр}} = \frac{S^{\text{r}}}{Q_1^{\text{r}}}, \quad (36)$$

При характерных для эксплуатации удельных расходах воды на орошение золоуловителей 0,1-0,15 дм³/нм³ γ_{SO_2}'' определяется по рисунку Б1 Приложения Б.

При наличии в топливе сероводорода к значению содержания серы на рабочую массу S^{r} в формуле (35) прибавляется величина

$$\Delta S^{\text{r}} = 0,94 \cdot H_2S, \quad (37)$$

где H_2S - содержание на рабочую массу сероводорода в топливе, %.

Примечание - При разработке нормативов предельно допустимых и временно согласованных выбросов (ПДВ, ВСВ) рекомендуется применять балансово-расчетный метод, позволяющий более точно учесть выбросы диоксида серы. Это связано с тем, что сера распределена в топливе неравномерно. При определении максимальных выбросов в граммах в секунду используются максимальные значения S^{r} фактически использовавшегося топлива. При определении валовых выбросов в тоннах в год используются среднегодовые значения S^{r} .

2.3 Оксид углерода

Расчет количества выбросов C_{CO} выполняется по данным инструментальных замеров в соответствии с разделом 1 данной Методики.

При отсутствии данных инструментальных замеров оценка суммарного количества выбросов оксида углерода, г/с (т/год), может быть выполнена по соотношению

$$M_{\text{CO}} = 10^{-3} B C_{\text{CO}} \left(1 - \frac{q_4}{100} \right), \quad (38)$$

где B - расход топлива, г/с (т/год);

C_{CO} - выход оксида углерода при сжигании топлива, г/кг (г/нм³) или кг/т (кг/тыс. нм³). Определяется по формуле

$$C_{\text{CO}} = q_3 R Q_1^{\text{r}}, \quad (39)$$

где q_3 - потери тепла вследствие химической неполноты сгорания топлива, %;

R - коэффициент, учитывающий долю потери тепла вследствие химической неполноты сгорания топлива, обусловленную наличием в продуктах неполного сгорания оксида углерода; принимается для

мазута 0,65

газа 0,5

Q_1^r - низшая теплота сгорания натурального топлива, МДж/кг (МДж/нм³);

q_4 - потери тепла вследствие механической неполноты сгорания топлива, %.

При отсутствии эксплуатационных данных значения q_3, q_4 принимаются по таблице В1 Приложения В.

Ориентировочная оценка суммарного количества выбросов оксида углерода M_{CO} , (г/с, т/год), может проводиться по формуле

$$M_{CO} = 10^{-3} B Q_1^r K_{CO} \left(1 - \frac{q_4}{100} \right), \quad (40)$$

где K_{CO} - количество оксида углерода, образующееся на единицу тепла, выделяющегося при горении топлива, кг/ГДж; принимается по таблице В2 Приложения В.

3 ОПРЕДЕЛЕНИЕ ВЫБРОСОВ ТВЕРДЫХ ЗАГРЯЗНЯЮЩИХ ВЕЩЕСТВ

3.1 Определение выбросов твердых частиц по данным инструментальных замеров

Максимальный (г/с) выброс твердых частиц $M_{ТБ}$, поступающих в атмосферу с дымовыми газами, определяется по соотношению

$$M_{ТБ} = c_{эксп} V_{Г}^P, \quad (41)$$

где $c_{эксп}$ - замеренная массовая концентрация твердых частиц в дымовых газах при работе котла на максимальной нагрузке, г/м³;

$V_{Г}^P$ - реальный объем дымовых газов, замеренный в том же сечении газохода, где замерялась запыленность, или рассчитанный по составу топлива (ориентировочные данные приведены в Приложении 3)* при рабочих условиях и работе котла на максимальной нагрузке, м³/с.

* Тепловой расчет котельных агрегатов. Нормативный метод, М., Энергия, 1973.

В том случае, если замерить $V_{Г}^P$ не представляется возможным, а также при отсутствии данных по химическому составу топлива, для определения реального объема газов можно воспользоваться приближенным соотношением

$$V_{Г}^P = B \left[k_1 + k_2 Q_1^r + (\alpha - 1)(k_3 + k_4 Q_1^r) \right] \frac{273 + t_p}{273}, \quad (42)$$

где B - секундный расход натурального топлива, кг/с (нм³/с);

α - коэффициент избытка воздуха, замеренный в том же сечении;

t_p - температура дымовых газов в том же сечении, °С;

k_1 - численные коэффициенты, подобранные для каждого вида топлива методом наименьших квадратов:

Вид топлива	k_1	k_2	k_3	k_4
Бурые угли	1,219	0,234	0,355	0,251
Каменные угли	0,403	0,265	0,0625	0,264
Природный газ	0,739	0,278	0,0864	0,267
Мазут	-0,633	0,298	0,372	0,256

При совместном сжигании топлив разных видов расчет максимальных выбросов твердых частиц (г/с) проводится по данным инструментальных замеров, сделанных при работе котла на максимальной нагрузке и максимальной доле (по теплу) наиболее зольного вида топлива.

Валовые выбросы твердых частиц (т/год) за отчетный период определяются расчетным методом.

3.2 Расчет выбросов твердых частиц

3.2.1 Суммарное количество твердых частиц (летучей золы и несгоревшего топлива) $M_{\text{тв}}$, поступающих в атмосферу с дымовыми газами котлов (г/с, т/год), вычисляются по одной из двух формул

$$M_{\text{тв}} = B \frac{A^r}{100 - I_{\text{ун}}^r} a_{\text{ун}} (1 - \eta_1), \quad (43)$$

или

$$M_{\text{тв}} = 0,01B \left(a_{\text{ун}} A^r + q_4 \frac{Q_1^r}{32,68} \right) (1 - \eta_3), \quad (44)$$

где B - расход натурального топлива, г/с (т/год);

A^r - зольность топлива на рабочую массу, %;

$a_{\text{ун}}$ - доля золы, уносимой газами из котла (доля золы топлива в уносе); при отсутствии данных замеров можно использовать ориентировочные значения, приведенные в нормативном методе "Тепловой расчет котельных агрегатов";

η_3 - доля твердых частиц, улавливаемых в золоуловителях*;

* В расчете не учитывается влияние сероулавливающих установок.

$\gamma_{\text{ун}}$ - содержание горючих в уносе, %; при отсутствии данных замеров расчет $M_{\text{тв}}$ ведется по формуле (44);

q_4 - потери тепла от механической неполноты сгорания топлива, %; при отсутствии данных можно использовать ориентировочные значения, приведенные в таблице В1 Приложения В.

Q_1^r - низшая теплота сгорания топлива, МДж/кг;

32,68 - теплота сгорания углерода, МДж/кг.

3.2.2 Количество летучей золы (M_3) в г/с (т/год), входящее в суммарное количество твердых частиц, уносимых в атмосферу, вычисляются по формуле

$$M_3 = 0,01B a_{\text{ун}} A^r (1 - \eta_3). \quad (45)$$

3.2.3 Количество коксовых остатков при сжигании твердого топлива и сажи при сжигании мазута ($M_{\text{к}}$) в г/с (т/год), образующихся в топке в результате механического недожога топлива и выбрасываемых в атмосферу, определяют по формуле

$$M_{\text{к}} = M_{\text{тв}} - M_3. \quad (46)$$

Примечание. - При определении максимальных выбросов в г/с используются максимальные значения A_f фактически использовавшегося топлива. При определении валовых выбросов в т/год используются среднегодовые значения A_f .

3.3 Расчет выбросов мазутной золы в пересчете на ванадий

Мазутная зола представляет собой сложную смесь, состоящую в основном из оксидов металлов. Биологическое ее воздействие на окружающую среду рассматривается как воздействие единого целого. В качестве контролирующего показателя принят ванадий, по содержанию которого в золе установлен санитарно-гигиенический норматив (ПДК).

Суммарное количество мазутной золы ($M_{\text{мз}}$) в пересчете на ванадий, в г/с или т/год, поступающей в атмосферу с дымовыми газами котла при сжигании мазута, вычисляются по формуле

$$M_{\text{мз}} = G_v B (1 - \eta_{\text{ос}}) \left(1 - \frac{\eta_{\text{зг}}^y}{100} \right) k_{\text{п}}, \quad (47)$$

где G_v - количество ванадия, находящегося в 1 т мазута, г/т.

G_v в г/т может быть определено одним из двух способов:

- по результатам химического анализа мазута:

$$G_v = a_v 10^4, \quad (48)$$

где a_v - фактическое содержание элемента ванадия в мазуте, %;

10^4 - коэффициент пересчета;

- по приближенной формуле (при отсутствии данных химического анализа):

$$G_v = 2222 A^t, \quad (49)$$

где 2222 - эмпирический коэффициент;

A^t - содержание золы в мазуте на рабочую массу, %.

Примечание. - При отсутствии данных химического анализа значения A^t принимаются по данным, опубликованным в справочнике "Энергетическое топливо СССР", М.: Энергоатомиздат, 1991 или по таблице Г1 Приложения Г.

B - расход натурального топлива;

при определении выбросов в г/с B берется в т/ч;

при определении выбросов в т/год B берется в т/год;

$\eta_{\text{ос}}$ - доля ванадия, оседающего с твердыми частицами на поверхности нагрева мазутных котлов, которую принимают равной:

0,07 - для котлов с промпароперегревателями, очистка поверхностей которых производится в остановленном состоянии;

0,05 - для котлов без промпароперегревателей при тех же условиях очистки.

$\eta_{\text{зг}}^y$ - степень очистки дымовых газов от мазутной золы в золоулавливающих установках, % (см. Приложение Д);

$k_{\text{п}}$ - коэффициент пересчета;

при определении выбросов в г/с $k_{\text{п}} = 0,278 \cdot 10^{-3}$;

при определении выбросов в т/год $k_{\text{п}} = 10^{-6}$.

3.4 Расчетное определение выбросов бенз(а)пирена в атмосферу паровыми и водогрейными котлами

Выброс бенз(а)пирена, поступающего в атмосферу с дымовыми газами (г/с, т/год), рассчитывается по уравнению (1).

3.4.1 Расчет концентрации бенз(а)пирена в дымовых газах промтеплоэнергетических котлов малой мощности

3.4.1.1 Концентрация бенз(а)пирена, мг/м³, в сухих продуктах сгорания мазута на выходе из топочной камеры определяется по формулам:

- для $\alpha_T^* = 1,08 + 1,25$:

$$c_{\text{бп}}^{\text{м}} = 10^{-3} \cdot \frac{R(0,34 + 0,42 \cdot 10^{-3} q_v)}{e^{3,8(\alpha_T^* - 1)}} K_{\text{д}}^* K_{\text{п}}^* K_{\text{ст}}^*, \quad (50)$$

- для $\alpha_T^* > 1,25$:

$$c_{\text{бп}}^{\text{м}} = 10^{-3} \cdot \frac{R(0,172 + 0,23 \cdot 10^{-3} q_v)}{e^{1,14(\alpha_T^* - 1)}} K_{\text{д}}^* K_{\text{р}}^* K_{\text{ст}}^* \quad (51)$$

3.4.1.2 Концентрация бенз(а)пирена, мг/м³, в сухих продуктах сгорания природного газа на выходе из топочной зоны промтеплоэнергетических котлов малой мощности определяется по формулам:

- при $\alpha_T^* = 1,08 \div 1,25$:

$$c_{\text{бп}}^{\text{г}} = 10^{-3} \cdot \frac{0,059 + 0,079 \cdot 10^{-3} q_v}{e^{3,8(\alpha_T^* - 1)}} K_{\text{д}}^* K_{\text{р}}^* K_{\text{ст}}^*, \quad (52)$$

- при $\alpha_T^* > 1,25$:

$$c_{\text{бп}}^{\text{г}} = 10^{-3} \cdot \frac{0,032 + 0,043 \cdot 10^{-3} q_v}{e^{1,14(\alpha_T^* - 1)}} K_{\text{д}}^* K_{\text{р}}^* K_{\text{ст}}^* \quad (53)$$

В формулах (50)-(53):

R - коэффициент, учитывающий способ распыливания мазута для паромеханических форсунок $R = 0,75$; для остальных случаев $R = 1$;

α_T^* - коэффициент избытка воздуха в продуктах сгорания на выходе из топки;

q_v - теплонепряжение топочного объема, кВт/м³;

при сжигании проектного топлива величина q_v берется из технической документации на котельное оборудование;

при сжигании непроектного топлива величина q_v рассчитывается по соотношению

$$q_v = B_p Q_1^i / V_T,$$

где $B_p = B(1 - q_4/100)$ - расчетный расход топлива на номинальной нагрузке, кг/с (м³/с);

B - фактический расход топлива на номинальной нагрузке, кг/с (м³/с);

Q_1^i - низшая теплота сгорания топлива, кДж/кг (кДж/м³);

V_T - объем топочной камеры, м³; берется из техдокументации на котел.

$K_{\text{д}}^*$ - коэффициент, учитывающий влияние нагрузки котла на концентрацию бенз(а)пирена в продуктах сгорания, (определяется по графику рис.Е1 Приложения Е);

$K_{\text{р}}^*$ - коэффициент, учитывающий влияние рециркуляции дымовых газов на концентрацию бенз(а)пирена в продуктах сгорания, (определяется по графику рис.Е2 Приложения Е);

$K_{\text{ст}}^*$ - коэффициент, учитывающий влияние ступенчатого сжигания на концентрацию бенз(а)пирена в продуктах сгорания, (определяется по графику рис.Е3 Приложения Е).

Для расчета максимальных и валовых выбросов по формуле (1) концентрации бенз(а)пирена, рассчитанные по формулам (50)-(53) приводятся к избыткам воздуха $\alpha = 1,4$ по формуле (2) настоящей методики.

3.4.2 Расчет концентрации бенз(а)пирена в дымовых газах водогрейных котлов

3.4.2.1 Концентрация бенз(а)пирена, мг/м³, в сухих продуктах сгорания мазута на выходе из топочной камеры водогрейных котлов определяется по формулам:

- для $\alpha_T^* = 1,05 \div 1,25$ и $q_v = 250 \div 500$ кВт/м³:

$$c_{\text{бп}}^{\text{м}} = 10^{-6} \cdot \frac{R(0,445 q_v - 28,0)}{e^{3,5(\alpha_T^* - 1)}} K_{\text{д}}^* K_{\text{р}}^* K_{\text{ст}}^* K_0, \quad (54)$$

- для $\alpha_T^* > 1,25$ и $q_v = 250 \div 500$ кВт/м³:

$$c_{\text{бп}}^{\text{м}} = 10^{-6} \cdot \frac{R(0,52q_v - 32,5)}{1,16 \cdot e^{3,5(\alpha_T^* - 1)}} K_{\text{д}}^* K_{\text{р}}^* K_{\text{ст}}^* K_0^* \quad (55)$$

3.4.2.2 Концентрация бенз(а)пирена, мг/м³, в сухих продуктах сгорания природного газа на выходе из топочной зоны водогрейных котлов малой мощности определяется по формулам:

- для $\alpha_T^* = 1,05 \div 1,25$ и $q_v = 250 \div 500$ кВт/м³:

$$c_{\text{бп}}^{\text{г}} = 10^{-6} \cdot \frac{0,11q_v - 7,0}{e^{3,5(\alpha_T^* - 1)}} K_{\text{д}}^* K_{\text{р}}^* K_{\text{ст}}^* \quad (56)$$

- для $\alpha_T^* > 1,25$ и $q_v = 250 \div 500$ кВт/м³:

$$c_{\text{бп}}^{\text{г}} = 10^{-6} \cdot \frac{0,13q_v - 5,0}{1,3 \cdot e^{3,5(\alpha_T^* - 1)}} K_{\text{д}}^* K_{\text{р}}^* K_{\text{ст}}^* \quad (57)$$

В формулах (54)-(57) обозначения те же, что и в формулах (50)-(53); коэффициенты $K_{\text{д}}$, $K_{\text{р}}$, $K_{\text{ст}}$ принимаются по графикам рисунков Е1-Е3 Приложения Е.

Коэффициент K_0 , учитывающий влияние дробевой очистки конвективных поверхностей нагрева на работающем котле, принимается:

при периоде между очистками 12 ч	1,5
при периоде между очистками 24 ч	2,0
при периоде между очистками 48 ч	2,5

Для расчета максимальных и валовых выбросов по формуле (1) концентрации бенз(а)пирена, рассчитанные по формулам (54)-(57) приводятся к избыткам воздуха $\alpha = 1,4$ по формуле (2) настоящей методики.

3.4.3 Расчет концентраций бенз(а)пирена в уходящих газах котлов малой мощности при сжигании твердых топлив

Концентрацию бенз(а)пирена в сухих дымовых газах котлов малой мощности при слоевом сжигании твердых топлив $c_{\text{бп}}$ (мг/м³), приведенную к избытку воздуха в газах $\alpha = 1,4$, рассчитывают по формуле:

$$c_{\text{бп}} = 10^{-3} \cdot \left(\frac{AQ_1^{\text{г}}}{2,5\alpha_T^*} + \frac{R}{t_{\text{к}}} \right) K_{\text{д}}^* K_{\text{зг}}^* \quad (58)$$

где A - коэффициент, характеризующий тип колосниковой решетки и вид топлива;

Коэффициент A принимают равным

для углей и сланцев	2,5
для древесины и торфа	1,5

$Q_1^{\text{г}}$ - низшая теплота сгорания топлива, МДж/кг;

R - коэффициент, характеризующий температурный уровень экранов;

для $t_{\text{к}} \geq 150$ °С	$R = 350$
для $t_{\text{к}} < 150$ °С	$R = 290$,

где $t_{\text{н}}$ - температура насыщения при давлении в барабане паровых котлов или на выходе из котла для водогрейных котлов; (см. нормативный метод "Тепловой расчет котельных агрегатов");

$K_{\text{н}}$ - коэффициент, учитывающий нагрузку котла;

$$K_{\text{н}} = \left(\frac{D_{\text{н}}}{D_{\text{ф}}} \right)^{1,2}, \quad (59)$$

где $D_{\text{н}}$ - номинальная нагрузка котла, кг/с;

$D_{\text{ф}}$ - фактическая нагрузка котла, кг/с;

$K_{\text{зз}}$ - коэффициент, учитывающий степень улавливания бенз(а)пирена золоуловителем и определяемый по соотношению

$$K_{\text{зз}} = 1 - \eta_{\text{зз}}z, \quad (60)$$

где $\eta_{\text{зз}}$ - степень очистки газов в золоуловителе по золе, %;

z - коэффициент, учитывающий снижение улавливающей способности золоуловителем бенз(а)пирена:

при температуре газов перед золоуловителем $t'_{\text{зз}} \geq 185$ °C

$z = 0,8$ - для сухих золоуловителей

$z = 0,9$ - для мокрых золоуловителей

при температуре газов перед золоуловителем $t'_{\text{зз}} < 185$ °C

$z = 0,7$ - для сухих золоуловителей

$z = 0,8$ - для мокрых золоуловителей.

Методика разработана по материалам экспериментов на котлах типа ДКВР-10, КЕ-10, ДКВР-4, КВТС-20, КС и КЧМ-3.

Примеры расчета концентрации бенз(а)пирена в продуктах сгорания различных видов топлива приведены в Приложении Ж.

Приложение А (справочное)

Расчет объема сухих дымовых газов

А1 Объем сухих дымовых газов при нормальных условиях определяется по уравнению

$$V_{\text{сг}}^0 = V_{\text{г}}^0 + (\alpha - 1)V^0 - V_{\text{H}_2\text{O}}^0, \quad (A1)$$

где V^0 , $V_{\text{г}}^0$ и $V_{\text{H}_2\text{O}}^0$ - соответственно объемы воздуха, дымовых газов и водяных паров при стехиометрическом сжигании одного килограмма (1 нм³) топлива, нм³/кг (нм³/нм³).

А2 Для твердого и жидкого топлива расчет выполняют по химическому составу сжигаемого топлива по формулам

$$V^0 = 0,0889(C^x + 0,375S_{\text{оп+к}}^x) + 0,265H^x - 0,0333O^x \quad (A2)$$

$$V_{\text{H}_2\text{O}}^0 = 0,111H^x + 0,0124W^x + 0,0161V^0 \quad (A3)$$

$$V_{\text{г}}^0 = V_{\text{RO}_2}^0 + V_{\text{N}_2}^0 + V_{\text{H}_2\text{O}}^0 = 1,866 \frac{C^x + 0,375S_{\text{оп+к}}^x}{100} + 0,79V^0 + 0,8 \frac{M^x}{100} + V_{\text{H}_2\text{O}}^0, \quad (A4)$$

где C^r , $S_{\text{орг+к}}^r$, H^r , O^r , N^r - соответственно содержание углерода, серы (органической и колчеданной), водорода, кислорода и азота в рабочей массе топлива, %;

W^r - влажность рабочей массы топлива, %.

А3 Для газообразного топлива расчет выполняется по формулам

$$V^0 = 0,0476 \left[0,5CO + 0,5H_2 + 1,5H_2S + \sum \left(m + \frac{n}{4} \right) C_m H_n - O_2 \right], \quad (A5)$$

$$V_{H_2O}^0 = 0,01 [H_2 + H_2S + 0,5 \sum n C_m H_n + 0,124 d_{r.тл.}] + 0,016 W^0, \quad (A6)$$

$$V_r^0 = 0,01 [CO_2 + CO + H_2S + \sum m C_m H_n] + 0,79 V^0 + \frac{N_2}{100} + V_{H_2O}^0, \quad (A7)$$

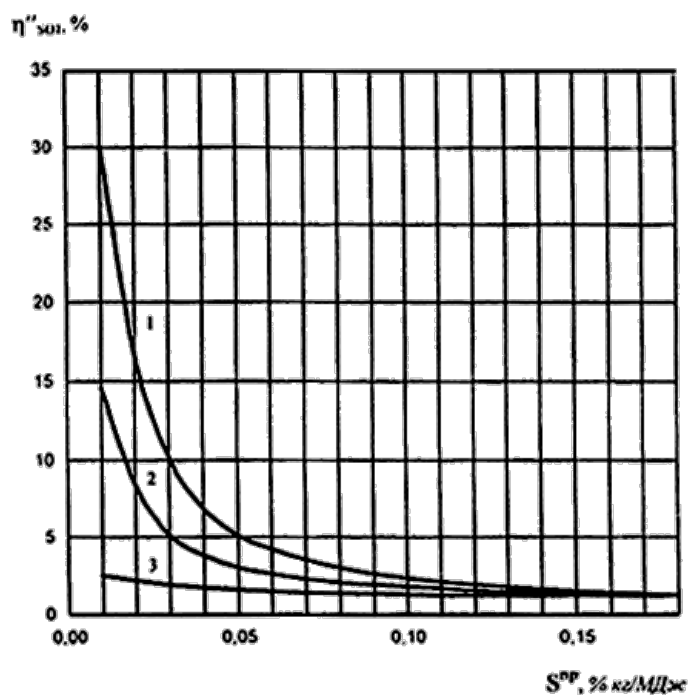
где CO , CO_2 , H_2 , H_2S , $C_m H_n$, N_2 , O_2 - соответственно, содержание оксида углерода, диоксида углерода, водорода, сероводорода, углеводородов, азота и кислорода в исходном топливе, %;

m и n - число атомов углерода и водорода соответственно;

$d_{r.тл.}$ - влагосодержание газообразного топлива, отнесенное к 1 нм³ сухого газа, г/нм³.

Химический состав твердого, жидкого и газообразного топлива может быть определен по справочнику "Энергетическое топливо СССР", - М.: Энергоатомиздат, 1991 или по аналогичным справочникам.

Приложение Б



Щелочность орошающей воды, мг-экв./дм³: - 1-10

2-5

3-0

Рисунок Б1 - Степень улавливания оксидов серы в мокрых золоуловителях в зависимости от приведенной сернистости топлива и щелочности орошающей воды

Приложение В

Таблица В1 - Характеристика топок котлов малой мощности

Вид топок и котлов	Топливо	$q_3, \%$	$q_4, \%$	Примечание
С неподвижной решеткой и ручным забросом топлива	Бурые угли	2,0	8,0	Большие значения q_4 - при отсутствии средств уменьшения уноса; меньшие значения q_4 - при остром дутье и наличии возврата уноса, а также для котлов производительностью 25-35 т/ч
	Каменные угли	2,0	7,0	
	Антрациты АМ и АС	1,0	10,0	
Топки с цепной решеткой	Донецкий антрацит	0,5	13,5/10	
Шахтно-цепные топки	Торф кусковой	1,0	2,0	
Топки с пневмомеханическим забрасывателем и цепной решеткой прямого хода	Угли типа кузнецких	0,5-1,0	5,5/3	
	Угли типа донецкого	0,5-1,0	6/3,5	
	Бурые угли	0,5-1,0	5,5/4	
Топки с пневмомеханическими забрасывателями и цепной решеткой обратного хода	Каменные угли	0,5-1,0	5,5/3	
	Бурые угли	0,5-1,0	6,5/4,5	
Топки с пневмомеханическими забрасывателями и неподвижной решеткой	Донецкий антрацит	0,5-1,0	13,5/10	
	Бурые угли типа Подмосковных,	0,5-1,0	9/7,5	
	Бородинских	0,5-1,0	6/3	
	Угли типа кузнецких	0,5-1,0	5,5/3	
Шахтные топки с наклонной решеткой	Дрова, дробленые отходы, опилки, торф кусковой	2	2	
Топки скоростного горения	Дрова, щепа, опилки	1	4/2	
Слоевые топки котлов паропроизводительностью более 2 т/ч	Эстонские сланцы	3	3	
Камерные топки с твердым шлакоудалением	Каменные угли	0,5	5/3	
	Бурые угли	0,5	3/1,5	
	Фрезерный торф	0,5	3/1,5	
Камерные тонки	Мазут	0,2	0,1	
	Газ (природный, попутный)	0,2	0	
	Доменный газ	1,0	0	

Таблица В2 - Значения коэффициента K_{CO} в зависимости от типа топки и вида топлива

Тип топки	Вид топлива	$K_{CO}, \text{кг/ГДж}$
С неподвижной решеткой и ручным забросом топлива	Бурые угли	2,0
	Каменные угли	2,0
	Антрациты ЛМ и АС	1,0
С пневмомеханическими забрасывателями и неподвижной решеткой	Бурые и каменные угли	0,7
	Антрацит АРШ	0,6
С цепной решеткой прямого хода	Антрацит АС и АМ	0,4
С забрасывателями и цепной решеткой	Бурые и каменные угли	0,7
Шахтная	Твердое топливо	2,0
Шахтно-цепная	Торф кусковой	1,0
Наклонно-переталкивающая	Эстонские сланцы	2,9

Слоевые топки бытовых теплогенераторов	Дрова	14,0
	Бурые угли	16,0
	Каменные угли	7,0
	Антрацит, тощие угли	3,0
Камерные топки	Мазут	0,13
Паровые и водогрейные котлы	Газ природный, попутный и коксовый	0,1
Бытовые теплогенераторы	Газ природный	0,05
	Легкое жидкое (печное) топливо	0,08

Приложение Г
(справочное)

Таблица Г1 - Зольность и общая влага мазутов

Завод-изготовитель	Марка мазута	Зольность A^r , %	Содержание влаги, W^r , %
Московский	40	0,054	0,27
	40	0,031	0,13
	100	0,033	0,12
Ангарский	40	0,022	0,01
	40	0,027	0,02
	100	0,020	0,01
	100	0,020	0,02
Салаватнефтеоргсинтез	40	0,06	следы
	40	0,05	следы
	100	0,05	следы
Сызранский	100	0,09	0,50
	100	0,11	0,50
Горькнефтеоргсинтез	40В	0,023	0,05
	40 высокосернистый	0,023	0,06
	100В	0,027	0,05
	100	0,033	0,07
	высокосернистый		
Саратовский	40В	0,04	0,19
	40В	0,04	0,12
Уфимский ордена Ленина	40	0,07	отсутствует
	100	0,08	отсутствует
Новоуфимский	100	0,05	следы
	100	0,04	следы
Ишимбайский	40	0,05	0,25
	40	0,06	0,39
	100	0,06	0,13
	100	0,07	0,12
Ярославнефтеоргсинтез	40	0,02	0,16
	100	0,02	0,10
	40В	0,02	следы
Орский	40 сернистый	0,05	0,34
	40 высокосернистый	0,05	0,33
	100 сернистый	0,05	0,30
	100	0,05	0,33
	высокосернистый		
Новополоцкнефтеоргсинтез	40В	0,018	отсутствует
	100В	0,017	следы
	100В	0,02	0,01
	100	0,03	0,02
	высокосернистый		

	100	0,02	0,01
	100 высокосернистый	0,03	0,05
Новокуйбышевский	40В	0,03	отсутствует
	40 сернистый	0,03	отсутствует
	100	0,04	отсутствует
Куйбышевский	40	0,12	следы
	100	0,13	следы
	100	0,13	0,20
Пермьнефтеоргсинтез	40	0,02	отсутствует
	100	0,03	отсутствует
	100	0,02	отсутствует
Ухтинский	40	0,02	0,02
Рязанский	40В	0,03	следы
	40	0,04	0,09
	40В	0,06	отсутствует
	40	0,04	0,06
	100	0,04	0,12
Гурьевский	100В	0,028	следы
	100В	0,039	0,21
Красноводский	100В	0,036	0,17
	100В	0,035	0,23
Комсомольский	40	0,019	0,28
	40В	0,014	0,25
	100	0,019	0,41
	100В	0,015	0,23
Кременчугский	100В	0,031	0,06
	100В	0,029	0,09
Заводы Баку	40МС	0,085	0,64
	40МС	0,095	0,46
	40В	0,038	0,20
	40В	0,037	0,17
	100	0,059	0,60
	100	0,070	0,43
Заводы Грозного	40В	0,030	следы
	40В	0,034	следы

Приложение Д

Определение степени улавливания мазутной золы в пересчете на ванадий в золоулавливающих установках

Д1 Степень очистки газов от мазутной золы (в пересчете на ванадий), $\eta_{з\text{у}}^{\text{в}}$, %, в специально применяемых для этого батарейных циклонах определяют по формуле

$$\eta_{з\text{у}}^{\text{в}} = 0,076(\eta_{з\text{у.общ}})^{1,85} - 2,32\eta_{з\text{у.общ}}, \quad (\text{Д1})$$

где 0,076 и 2,32 - эмпирические коэффициенты;
1,85 - эмпирический показатель степени;

$\eta_{з\text{у.общ}}$ - общая степень улавливания твердых частиц, образующихся при сжигании мазута в котлах ТЭС и котельных, %.

Зависимость (Д1) действительна при выполнении условия

$$65\% < \eta_{з\text{у.общ}} < 85\%.$$

Д2 При совместном сжигании мазута и твердого топлива в пылеугольных котлах степень улавливания мазутной золы в пересчете на ванадий, η_{3y}^V , %, в золоулавливающих установках определяется по формуле

$$\eta_{3y}^V = \eta_y C, \quad (Д2)$$

где η_y - общая степень улавливания твердых частиц при сжигании угля, %;

C - коэффициент, равный

0,6 - для электрофильтров;

0,5 - для мокрых аппаратов;

0,3 - для батарейных циклонов.

Приложение Е

Коэффициенты, учитывающие влияние различных факторов на концентрацию бенз(а)пирена в продуктах сгорания



Рисунок E1 - Зависимость K_d от относительной нагрузки котла



Рисунок E2 - Зависимость K_p от степени рециркуляции

1 - в дугевогой воздух или кольцевой канал вокруг горелок
2 - в щлицы под горелками



Рисунок Е3 - Зависимость $K_{ст}$ от доли воздуха, подаваемого помимо горелок

Приложение Ж

Примеры расчета концентрации бенз(а)пирена в продуктах сгорания паровых котлов малой мощности и водогрейных котлов, работающих на мазуте и природном газе

Ж1 Промтеплоэнергетические котлы малой мощности

Ж1.1 Топливо - мазут

Исходные данные:

Тип котла	ДЕ-10-14ГМ
Нагрузка котла	принимается 0,8 от D_H
Теплонапряжение топочного объема	$q_v = 440,7$ кВт/м ³ (расчетная величина; берется для номинальной нагрузки из описания котла или справочной литературы)
Коэффициент избытка воздуха	$\alpha_T = 1,15$
Тип форсунок	паромеханические ($R = 0,75$)
Степень рециркуляции газов и дутьевой воздух	$r = 0,2$

Концентрация бенз(а)пирена в сухих продуктах сгорания на выходе из топочной камеры определяется по формуле (50):

$$c_{бп}^м = 10^{-3} \cdot \frac{0,75(0,34 + 0,42 \cdot 10^{-3} \cdot 440,7)}{e^{3,8(1,15-1)}} K_d K_p = 0,59 \cdot 10^{-3} \text{ мг/м}^3,$$

где $K_d = 1,5$ - определяется по графику рис.Е1;

$K_p = 1,78$ - определяется по графику рис.Е2.

Ж1.2 Топливо - природный газ

Исходные данные:

Тип котла	ДЕ-25-14ГМ
Нагрузка котла	применяется $D = D_H$;
Теплонапряжение топочного объема	$q_v = 637,2$ кВт/м ³ ;
Коэффициент избытка воздуха	$\alpha_T = 1,10$;
Степень рециркуляции газов	$r = 0,15$ - в шпильки под горелками;

Доля воздуха, подаваемого помимо горелок	0,1
--	-----

Концентрация бенз(а)пирена в сухих продуктах сгорания на выходе из топочной камеры определяется по формуле (52):

$$c_{\text{бп}}^{\text{г}} = 10^{-3} \cdot \frac{0,059 + 0,079 \cdot 10^{-3} \cdot 637,2}{e^{3,5(1,1-1)}} K_{\text{д}} K_{\text{р}} K_{\text{ст}} = 0,17 \cdot 10^{-3} \text{ мг/нм}^3,$$

где $K_{\text{д}}=1,0$ - определяется по графику рис.Е1;

$K_{\text{р}}=1,35$ - определяется по графику рис.Е2;

$K_{\text{ст}}=1,35$ - определяется по графику рис.Е3.

Ж.2 Водогрейные котлы

Ж.2.1 Топливо - мазут

Исходные данные:

Тип котла	КВ-ГМ-20
Нагрузка котла	применяется 0,7 от $D_{\text{н}}$
Теплонапряжение топочного объема	$q_{\text{в}}=432,6$ кВт/м ³
Коэффициент избытка воздуха	$\alpha_{\text{т}}''=1,20$
Тип форсунок	паромеханические ($R=0,75$)

Концентрация бенз(а)пирена в сухих продуктах сгорания на выходе из топочной камеры определяется по формуле (54):

$$c_{\text{бп}}^{\text{м}} = 10^{-3} \cdot \frac{0,75(0,445 + 0,432,6 - 28)10^{-3}}{e^{3,5(1,20-1)}} K_{\text{д}} K_{\text{о}} = 0,169 \cdot 10^{-3} \text{ мг/нм}^3,$$

где $K_{\text{д}}=1,85$ - определяется по графику рис.Е1;

$K_{\text{о}}=1,5$ - при периоде между очистками конвективных поверхностей нагрева на работающем котле, равном 12 ч.

Ж.2.2 Топливо - природный газ

Исходные данные:

Тип котла	КВ-ГМ-100
Нагрузка котла	применяется 0,7 от $D_{\text{н}}$;
Теплонапряжение топочного объема	$q_{\text{в}}=322,5$ кВт/м ³ ;
Коэффициент избытка воздуха	$\alpha_{\text{т}}''=1,05$
Степень рециркуляции газов в дутьевой воздух	$r=0,1$
Доля воздуха, подаваемого помимо горелок	0,15

Концентрация бенз(а)пирена в сухих продуктах сгорания на выходе из топочной камеры определяется по формуле (56):

$$c_{\text{бп}}^{\text{г}} = 10^{-3} \cdot \frac{(0,11 \cdot 322,5 - 7)10^{-3}}{e^{3,5(1,05-1)}} K_{\text{д}} K_{\text{р}} K_{\text{ст}} = 0,164 \cdot 10^{-3} \text{ мг/нм}^3,$$

где $K_{\text{д}}=1,85$ - определяется по графику рис.Е1;

$K_{\text{р}}=1,8$ - определяется по графику рис.Е2;

$K_{\text{ст}}=2,1$ - определяется по графику рис.Е3.

(справочное)

Таблица 31 - Расчетные характеристики углей различных месторождений

N	Уголь	Марка	Класс	$W_{\text{раб}}$ %	$A_{\text{раб}}$ %	$S_{\text{колч}}$ %	$S_{\text{орг}}$ %	$S_{\text{раб}}$ %	$C_{\text{раб}}$ %	$H_{\text{раб}}$ %	$N_{\text{раб}}$ %	$O_{\text{раб}}$ %	$Q_{\text{раб}}$ ккал/ кг	$Q_{\text{раб}}$ МДж/ кг	V_0 нм3 /кг	V_{RO_2} нм3 /кг	V_{ON_2} нм3 /кг	$V_{\text{OH}_2\text{O}}$ нм3 /кг	$V_{\text{ог}}$ нм3 /кг
1.	Донецкий	Д	Р	13,0	21,8	1,5	1,5	3,0	49,3	3,6	1,0	8,3	4680	19,60	5,16	0,94	4,08	0,64	5,67
2.	Донецкий	Д	Отсев	14,0	25,8	2,5	1,4	3,9	44,8	3,4	1,0	7,1	4240	17,75	4,78	0,86	3,78	0,63	5,27
3.	Донецкий	Г	Р	8,0	23,0	2,0	1,2	3,2	55,2	3,8	1,0	5,8	5260	22,02	5,83	1,05	4,61	0,61	6,28
4.	Донецкий	Г	Отсев	11,0	26,7	1,9	1,2	3,1	49,2	3,4	1,0	5,6	4730	19,80	5,19	0,94	4,11	0,60	5,65
5.	Донецкий	Г	Пром- продукт	9,0	34,6	3,2		3,2	44,0	3,1	0,8	5,3	4190	17,54	4,66	0,84	3,69	0,53	5,06
6.	Донецкий	Т	Р	5,0	23,8	2,0	0,8	2,8	62,7	3,1	0,9	1,7	5780	24,20	6,43	1,19	5,09	0,51	6,79
7.	Донецкий	А	Щ, СЩ	8,5	22,9	1,0	0,7	1,7	63,8	1,2	0,6	1,3	5390	22,57	6,00	1,20	4,75	0,34	6,28
8.	Донецкий	ПА	Р, отсев	5,0	20,9	1,7	0,7	2,4	66,6	2,6	1,0	1,5	6030	25,25	6,64	1,26	5,25	0,46	6,97
9.	Донецкий	Ж, К, ОС	Пром- продукт	9,0	35,5	1,9	0,6	2,5	45,5	2,9	0,9	3,7	4300	18,00	4,77	0,87	3,78	0,51	5,16
10.	Кузнецкий	Д	Р, СЩ	12,0	13,2	0,3		0,3	58,7	4,2	1,9	9,7	5450	22,82	6,02	1,10	4,77	0,71	6,58
11.	Кузнецкий	Г	Р, СЩ	8,5	11,0	0,5		0,5	66,0	4,7	1,8	7,5	6240	26,13	6,88	1,24	5,45	0,74	7,42
12.	Кузнецкий	1СС	Р, отсев	9,0	18,2	0,3		0,3	61,5	3,7	1,5	5,8	5700	23,87	6,26	1,15	4,96	0,62	6,73
13.	Кузнецкий	2СС	Р, С, Щ, отсев	9,0	18,2	0,4		0,4	64,1	3,3	1,5	3,5	5870	24,58	6,47	1,20	5,12	0,58	6,90
14.	Кузнецкий	Т	Р, отсев	6,5	16,8	0,4		0,4	68,6	3,1	1,5	3,1	6250	26,17	6,83	1,28	5,41	0,53	7,23
15.	Кузнецкий	Ж, К, ОС	Пром- продукт	7,0	30,7	0,7		0,7	53,6	3,0	1,6	3,4	5000	20,94	5,47	1,01	4,33	0,51	5,85
16.	Грамотейнский	Г	Р, окис- ленный	14,0	9,5	0,5		0,5	59,5	4,0	1,5	11,0	5450	22,82	6,00	1,11	4,75	0,71	6,58
17.	Кедровский	1СС, 2СС	Р, окис- ленный	10,0	11,3	0,5		0,5	67,7	3,6	1,6	5,3	6180	25,88	6,81	1,27	5,39	0,63	7,29
18.	Краснобродский	Т	Р, окис- ленный	10,0	16,2	0,3		0,3	65,7	3,0	1,7	3,1	5900	24,70	6,54	1,23	5,18	0,56	6,97
19.	Томусинский	1СС, 2СС	Р, окис- ленный	12,0	18,9	0,4		0,4	59,1	3,4	1,7	4,5	5390	22,57	6,02	1,11	4,77	0,62	6,50
20.	Карагандинский	К	Р	8,0	27,6	0,8		0,8	54,7	3,3	0,8	4,8	5090	21,31	5,60	1,03	4,43	0,56	6,02
21.	Карагандинский	К	Пром- продукт	10,0	38,7	0,9		0,9	42,1	2,7	0,7	4,9	3880	16,25	4,33	0,79	3,42	0,49	4,71
22.	Экибастузский	СС	Р	7,0	38,1	0,4	0,4	0,8	43,4	2,9	0,8	7,0	4000	16,75	4,42	0,82	3,50	0,48	4,79
23.	Экибастузский	СС	Р	7,0	40,9	0,4	0,4	0,8	41,1	2,8	0,8	6,6	3790	15,87	4,20	0,77	3,33	0,47	4,56
24.	Куучекинский	СС	Р	7,0	40,9	0,7		0,7	42,5	2,6	0,7	5,6	3910	16,37	4,30	0,80	3,41	0,44	4,65
25.	Ленгерский	Б3	Р, отсев	29,0	11,4	1,2	0,5	1,7	45,0	2,6	0,4	9,9	3850	16,12	4,42	0,85	3,49	0,72	5,06
26.	Подмосковный	Б2	Р, ОМСЩ	32,0	25,2	1,5	1,2	2,7	28,7	2,2	0,6	8,6	2490	10,43	2,94	0,55	2,33	0,69	3,57
27.	Подмосковный	Б2	Р, ОМСЩ	31,0	29,0	1,2	0,9	2,1	26,0	2,2	0,4	9,3	2220	9,30	2,65	0,50	2,10	0,67	3,27
28.	Воркупинский	Ж	Р, отсев	5,5	23,6	0,8		0,8	59,6	3,8	1,3	5,4	5650	23,66	6,15	1,12	4,87	0,59	6,58
29.	Интинский	Д	Р, отсев	11,0	25,4	2,0	0,6	2,6	47,7	3,2	1,3	8,8	4370	18,30	4,88	0,91	3,87	0,57	5,35

30. Вольнский	Г	Р	10,0	19,8	1,8	0,8	2,6	55,5	3,7	0,9	7,5	5250	21,98	5,75	1,05	4,55	0,63	6,23
31. Межреченский	Г	Р	8,0	25,8	2,3	0,8	3,1	53,7	3,6	0,7	5,1	5150	21,56	5,66	1,02	4,48	0,59	6,09
32. Бабаевский	Б1	Р	56,5	7,0	0,5		0,5	25,4	2,4	0,2	8,0	2090	8,75	2,64	0,48	2,09	1,01	3,58
33. Кизеловский	Г	Р, отсев, К, М	6,0	31,0	6,1		6,1	48,5	3,6	0,8	4,0	4700	19,68	5,34	0,95	4,22	0,56	5,73
34. Кизеловский	Г	Пром- продукт	6,5	39,0	6,8	1,6	8,4	37,4	2,9	0,7	5,1	3810	15,95	4,20	0,76	3,33	0,47	4,55
35. Челябинский	Б3	Р, МСШ	18,0	29,5	1,0		1,0	37,3	2,8	0,9	10,5	3330	13,94	3,74	0,70	2,96	0,59	4,26
36. Егоршинский	ПА	Р	8,0	23,9	0,4		0,4	60,3	2,5	0,9	4,0	5350	22,40	5,90	1,13	4,67	0,47	6,27
37. Волчанский	Б3	Р	22,0	33,2	0,2		0,2	28,7	2,3	0,5	13,1	2380	9,97	2,73	0,54	2,16	0,57	3,27
38. Веселовский и Богословский	Б3	Р	24,0	30,4	0,4		0,4	29,9	2,3	0,5	12,5	2480	10,38	2,86	0,56	2,27	0,60	3,43
39. Ткварчельский	Ж	Пром- продукт	11,5	35,0	0,9	0,4	1,3	42,5	3,2	0,8	5,7	4000	16,75	4,48	0,80	3,55	0,57	4,92
40. Ткибульский	Г	Пром- продукт	13,0	27,0	0,7	0,6	1,3	45,4	3,5	0,9	8,9	4280	17,92	4,71	0,86	3,73	0,63	5,21
41. Ангренский	Б2	ОМСШ	34,5	13,1	1,3		1,3	39,8	2,0	0,2	9,1	3300	13,82	3,81	0,75	3,01	0,71	4,47
42. Кок-Янгакский	Д	Р, ОМ, СШ	10,5	17,9	1,7		1,7	55,8	3,7	0,6	9,8	5140	21,52	5,67	1,05	4,49	0,63	6,17
43. Таш- Кумырский	Д	Р, СШ	14,5	21,4	1,2		1,2	48,4	3,3	0,8	10,4	4380	18,34	4,87	0,91	3,85	0,62	5,39
44. Сулоктинский	Б3	ОМ, СШ	22,0	13,3	0,2	0,3	0,5	50,1	2,6	0,5	11,0	4270	17,88	4,79	0,94	3,79	0,64	5,37
45. Къзыл-Кийский	Б3	ОМ, СШ	28,0	14,4	0,6	0,3	0,9	44,4	2,4	0,5	9,4	3770	15,78	4,30	0,83	3,40	0,68	4,92
46. Кара-Кичский	Б3	ОМ, СШ	19,0	8,1	0,7		0,7	55,0	3,1	0,6	13,5	4730	19,80	5,28	1,03	4,18	0,66	5,88
47. Шурабский	Б2	К, ОМ, СШ	29,5	9,2	0,6	0,4	1,0	47,2	2,2	0,5	10,4	3870	16,20	4,47	0,89	3,53	0,68	5,10
48. Шурабский	Б3	Р	21,5	14,1	0,8	0,4	1,2	47,3	3,0	0,6	12,3	4120	17,25	4,63	0,89	3,66	0,67	5,23
49. Ирша- Бородинский	Б2	Р	33,0	6,0	0,2		0,2	43,7	3,0	0,6	13,5	3740	15,66	4,24	0,82	3,35	0,81	4,98
50. Назаровский	Б2	Р	39,0	7,3	0,4		0,4	37,6	2,6	0,4	12,7	3110	13,02	3,62	0,70	2,86	0,83	4,40
51. Березовский	Б2	Р	33,0	4,7	0,2		0,2	44,3	3,0	0,4	14,4	3740	15,66	4,26	0,83	3,37	0,81	5,01
52. Боготольский	Б1	Р	44,0	6,7	0,5		0,5	34,3	2,4	0,4	11,7	2820	11,81	3,31	0,64	2,62	0,87	4,13
53. Абанский	Б2	Р	33,5	8,0	0,4		0,4	41,5	2,9	0,6	13,1	3520	14,74	4,03	0,78	3,19	0,80	4,77
54. Игатский	Б1	Р	40,5	6,8	0,4		0,4	36,6	2,6	0,4	12,7	3060	12,81	3,53	0,69	2,79	0,85	4,33
55. Барандатский	Б2	Р	37,0	4,4	0,2		0,2	41,9	2,9	0,4	13,2	3540	14,82	4,06	0,78	3,21	0,85	4,84
56. Минусинский	Д	Р	14,0	15,5	0,5		0,5	54,9	3,7	1,4	10,0	5030	21,06	5,54	1,03	4,39	0,67	6,09
57. Черемховский	Д	Р, отсев	13,0	27,0	1,1		1,1	45,9	3,4	0,7	8,9	4270	17,88	4,72	0,86	3,74	0,61	5,21
58. Азейский	Б3	Р	25,0	12,8	0,4		0,4	46,0	3,3	0,9	11,6	4140	17,33	4,59	0,86	3,63	0,75	5,25
59. Мугунский	Б3	Р	22,0	14,8	0,9		0,9	46,6	3,7	0,9	11,1	4190	17,54	4,78	0,88	3,79	0,76	5,42
60. Гусиноозерский	Б3	Р	23,5	16,8	0,5		0,5	43,9	3,2	0,7	11,4	3910	16,37	4,39	0,82	3,47	0,72	5,01
61. Холбольджинс- кий	Б3	Р	22,0	12,5	0,3		0,3	46,5	3,3	0,7	14,7	3950	16,54	4,53	0,87	3,58	0,71	5,17
62. Баянгольский	Д	Р	23,0	15,4	0,5		0,5	47,5	3,4	0,9	9,3	4310	18,05	4,83	0,89	3,82	0,74	5,45
63. Букачачинский	Г	Р	8,0	9,2	0,6		0,6	67,9	4,7	0,8	8,8	6380	26,71	7,01	1,27	5,54	0,73	7,55
64. Черновский	Б2	Р	33,5	9,6	0,5		0,5	42,7	2,8	0,9	10,0	3460	14,49	4,22	0,80	3,34	0,79	4,94
65. Татауровский	Б2	Р	33,0	10,0	0,2		0,2	41,6	2,8	0,7	11,7	3550	14,86	4,06	0,78	3,21	0,79	4,77
66. Харанорский	Б1	Р	40,5	8,6	0,3		0,3	36,4	2,3	0,5	11,4	2980	12,48	3,48	0,68	2,75	0,81	4,24
67. Райчихинский	Б2	К, О, МСШ, Р	37,5	9,4	0,3		0,3	37,7	2,3	0,6	12,2	3040	12,73	3,56	0,71	2,82	0,78	4,30
68. Райчихинский	Б1	Р, окис- лен- ный	47,0	7,9	0,3		0,3	30,4	1,7	0,5	12,2	2270	9,50	2,76	0,57	2,18	0,82	3,57
69. Уральский	Г	Р	7,5	29,6	0,4		0,4	50,9	3,6	0,6	7,4	4790	20,06	5,25	0,95	4,15	0,58	5,68
70. Липовецкий	Д	Р, СШ	6,0	33,8	0,4		0,4	46,1	3,6	0,5	9,6	4360	18,26	4,75	0,86	3,75	0,55	5,17
71. Сучанский	Г6	Р	5,5	34,0	0,4		0,4	49,8	3,2	0,8	6,3	4650	19,47	5,08	0,93	4,02	0,51	5,46
72. Сучанский	Ж6	Р	5,5	32,1	0,4		0,4	52,7	3,2	0,7	5,4	4900	20,52	5,37	0,99	4,25	0,51	5,74

73. Сучанский	Т	Р	5,0	22,8	0,5	0,5	64,6	2,9	0,8	3,4	5790	24,24	6,41	1,21	5,07	0,49	6,77
74. Подгород- ненский	Т	Р	4,0	40,3	0,4	0,4	48,7	2,6	0,3	3,7	4390	18,38	4,91	0,91	3,88	0,42	5,21
75. Артемовский	БЗ	Р, СШ	24,0	24,3	0,3	0,3	35,7	2,9	0,7	12,1	3180	13,31	3,55	0,67	2,81	0,68	4,15
76. Тавричанский	БЗ	ОМ, СШ	14,0	24,9	0,4	0,4	44,6	3,5	1,3	11,3	4080	17,08	4,53	0,84	3,59	0,64	5,06
77. Ретиховский	Б1	К, ОМ, СШ	42,5	17,3	0,2	0,2	27,3	2,3	0,3	10,1	2400	10,05	2,71	0,51	2,14	0,83	3,48
78. Чихезский	Б1	Р	43,0	12,5	0,2	0,2	30,3	2,5	0,4	11,1	2560	10,72	2,99	0,57	2,37	0,86	3,79
79. Бикинский	Б2	Р	37,0	22,1	0,3	0,3	26,8	2,3	0,7	10,8	2160	9,04	2,64	0,50	2,09	0,76	3,35
80. Джебарики- Хайский	Д	Р	11,0	11,1	0,2	0,2	60,5	4,2	0,5	12,5	5500	23,03	6,08	1,13	4,81	0,70	6,64
81. Нерюн- ринский	СС	Р	9,5	12,7	0,2	0,2	66,1	3,3	0,7	7,5	5895	24,68	6,51	1,23	5,15	0,59	6,97
82. Сангарский	Д	Р	10,0	13,5	0,2	0,2	61,2	4,7	0,8	9,6	5790	24,24	6,37	1,14	5,04	0,75	6,93
83. Чульма- канский	Ж	Р	7,5	23,1	0,3	0,3	59,0	4,1	1,0	5,0	5550	23,24	6,18	1,10	4,89	0,65	6,64
84. Нижне- Аркагалинский	Д	Р	16,5	9,2	0,3	0,3	59,1	4,1	1,0	9,8	5480	22,94	6,02	1,10	4,77	0,76	6,63
85. Верхне- Аркагалинский	Д	Р	19,0	13,0	0,1	0,1	50,1	3,4	0,7	13,7	4420	18,51	4,90	0,94	3,88	0,69	5,51
86. Анадырский	БЗ	Р	21,0	11,9	0,1	0,1	50,1	4,0	0,7	12,2	4590	19,22	5,11	0,94	4,04	0,79	5,77
87. Южно- Сахалинский	Д	Р, ОМ, СШ	11,5	22,1	0,4	0,4	51,5	4,0	1,0	9,5	5470	22,90	5,34	0,96	4,22	0,67	5,86
88. Южно- Сахалинский	Г	Р, КО, МСШ	9,5	12,7	0,5	0,5	63,9	4,7	1,4	7,3	6110	25,58	6,70	1,20	5,30	0,75	7,25
89. Южно- Сахалинский	БЗ	Р	20,0	20,0	0,2	0,2	43,4	3,4	0,8	12,2	3920	16,41	4,36	0,81	3,45	0,70	4,96

Таблица 32 - Расчетные характеристики природного газа различных месторождений

Газопровод	CH ₄ , %	C ₂ H ₆ , %	C ₃ H ₈ , %	C ₄ H ₁₀ , %	C ₅ H ₁₂ , %	N ₂ , %	CO ₂ , %	H ₂ , %	Q _{раб} ккал/ нм3	Q _{раб} МДж/ нм3	V ₀ нм3/ нм3	V _{RO2} нм3/ нм3	V _{ON2} нм3/ нм3	V _{0H2O} нм3/ нм3	V _{ог} нм3/ нм3	Плот- ность сухо- го газа кг/ нм3
1. Сарагов- Москва	84,5	3,8	1,9	0,9	0,3	7,8	0,8		8550	35,80	9,52	1,04	7,60	2,10	10,73	0,838
2. Первомайск- Сторожовка	62,4	3,6	2,6	0,9	0,2	30,2	0,1		6760	28,30	7,51	0,82	6,24	1,64	8,70	0,954
3. Сарагов- Горький	91,9	2,1	1,3	0,4	0,1	3,0	1,2		8630	36,13	9,57	1,03	7,59	2,13	10,76	0,785
4. Ставрополь- Москва (1)	93,8	2,0	0,8	0,3	0,1	2,6	0,4		8620	36,09	9,58	1,02	7,60	2,14	10,76	0,764
5. Ставрополь- Москва (2)	92,8	2,8	0,9	0,4	0,1	2,5	0,5		8730	36,55	9,68	1,04	7,67	2,16	10,86	0,773
6. Ставрополь- Москва (3)	91,2	3,9	1,2	0,5	0,1	2,6	0,5		8840	37,01	9,81	1,06	7,78	2,18	11,01	0,786
7. Серпухов- Ленинград	89,7	5,2	1,7	0,5	0,1	2,7	0,1		8940	37,43	10,00	1,08	7,93	2,21	11,22	0,796
8. Гоголево- Полтава	85,8	0,2	0,1	0,1	0,0	13,7	0,1		7400	30,98	8,26	0,87	6,66	1,86	9,39	0,793
9. Дашава-Киев	98,9	0,3	0,1	0,1	0,0	0,4	0,2		8570	35,88	9,52	1,00	7,52	2,15	10,68	0,724
10. Рудки-Минск- Вильнюс Рудки-Самбор	95,6	0,7	0,4	0,2	0,2	2,8	0,1		8480	35,51	9,45	1,00	7,49	2,12	10,62	0,749
11. Угерско- Стрый Угерско- Гнездици- Киев Угерско-Львов	98,5	0,2	0,1	0,0	0,0	1,0	0,2		8480	35,51	9,43	0,99	7,46	2,13	10,59	0,725
12. Брянск-Москва	92,8	3,9	1,1	0,4	0,1	1,6	0,1		8910	37,31	9,91	1,06	7,84	2,20	11,11	0,772

13. Шебелинка-Острогожск Шебелинка-Днепропетровск Шебелинка-Харьков	92,8	3,9	1,0	0,4	0,3	1,5	0,1		8910	37,31	9,96	1,07	7,88	2,21	11,16	0,775
14. Шебелинка-Брянск-Москва	94,1	3,1	0,6	0,2	0,8	1,2			9045	37,87	9,98	1,07	7,90	2,22	11,19	0,771
15. Кумертау-Ишимбай-Магнитогорск	81,7	5,3	2,9	0,9	0,3	8,8	0,1		8790	36,80	9,74	1,06	7,79	2,13	10,98	0,856
16. Промысловка-Астрахань	97,1	0,3	0,1	0,0	0,0	2,4	0,1		8370	35,05	9,32	0,98	7,38	2,11	10,47	0,731
17. Газли-Коган	95,4	2,6	0,3	0,2	0,2	1,1	0,2		8740	36,59	9,72	1,04	7,69	2,18	10,91	0,751
18. Хаджи-Абад-Фергана	85,9	6,1	1,5	0,8	0,6	5,0	0,1		9160	38,35	10,03	1,09	7,97	2,20	11,26	0,829
19. Джаркак-Ташкент	95,5	2,7	0,4	0,2	0,1	1,0	0,1		8760	36,68	9,74	1,04	7,70	2,18	10,92	0,749
20. Газли-Коган-Ташкент	94,0	2,8	0,4	0,3	0,1	2,0	0,4		8660	36,26	9,64	1,03	7,64	2,16	10,82	0,761
21. Ставрополь-Невинномыск-Грозный	98,2	0,4	0,1	0,1	0,0	1,0	0,2		8510	35,63	9,47	1,00	7,49	2,14	10,63	0,728
22. Карабулак-Грозный	68,5	14,5	7,6	3,5	1,0	3,5	1,4		10950	45,85	12,21	1,41	9,68	2,54	13,63	1,027
23. Саушино-Лог-Волгоград	96,1	0,7	0,1	0,1	0,0	2,8	0,2		8390	35,13	9,32	0,98	7,39	2,10	10,48	0,739
24. Коробки-Лог-Волгоград	93,2	1,9	0,8	0,3	0,1	3,0	0,7		8560	35,84	9,51	1,02	7,54	2,13	10,69	0,769
25. Коробки-Жирное-Камыши	81,5	8,0	4,0	2,3	0,5	3,2	0,5		9900	41,45	10,95	1,22	8,68	2,35	12,25	0,893
26. Карадаг-Тбилиси-Ереван	93,9	3,1	1,1	0,3	0,1	1,3	0,2		8860	37,10	9,85	1,05	7,79	2,19	11,04	0,765
27. Бухара-Урал	94,9	3,2	0,4	0,1	0,1	0,9	0,4		8770	36,72	9,73	1,04	7,70	2,18	10,91	0,753
28. Урицк-Сторожовка	91,9	2,4	1,1	0,8	0,1	3,2	0,5		8710	36,47	9,70	1,04	7,69	2,16	10,89	0,784
29. Линево-Кологривовка-Вольск	93,2	2,6	1,2	0,7		2,0	0,3		8840	37,01	9,81	1,05	7,77	2,18	11,00	0,773
30. Средняя Азия-Центр	93,8	3,6	0,7	0,2	0,4	0,7	0,6		8970	37,56	9,91	1,07	7,84	2,21	11,11	0,770
31. Игрим-Пунга-Серов-Нижний Тагил	95,7	1,9	0,5	0,3	0,1	1,3		0,2	8710	36,47	9,68	1,03	7,66	2,17	10,86	0,746
32. Оренбург-Совхозное	91,4	4,1	1,9	0,6		0,2	0,7	1,1	9080	38,02	10,05	1,08	7,94	2,23	11,25	0,778

Таблица 33 - Расчетные характеристики мазута различных классов

Класс мазута	$W_{\text{раб}}$ %	$A_{\text{раб}}$ %	$S_{\text{раб}}$ %	$C_{\text{раб}}$ %	$H_{\text{раб}}$ %	$N_{\text{раб}}$ %	$O_{\text{раб}}$ %	$Q_{\text{раб}}$ ккал/ кг	$Q_{\text{раб}}$ МДж/ кг	V_0 НМ л/ кг	V_{RO_2} НМЗ/ кг	V_{ON_2} НМЗ/ кг	$V_{\text{H}_2\text{O}}$ НМЗ/ кг	$V_{\text{ог}}$ НМЗ/ кг
Малосернистый	3,0	0,05	0,3	84,65	11,7		0,3	9620	40,28	10,63	1,58	8,39	1,51	11,48
Сернистый	3,0	0,10	1,4	83,80	11,2		0,5	9490	39,73	10,45	1,57	8,25	1,45	11,28
Высокосернистый	3,0	0,10	2,8	83,00	10,4		0,7	9260	38,77	10,20	1,57	8,06	1,36	10,99

Внимание! Дополнительную информацию см. в ярлыке "Примечания"

ИС «Кодекс: 6 поколение» Интранет