

т е п л о э н е р г е т и к а

УДК 669.041

К ОЦЕНКЕ ТЕМПЕРАТУРЫ ТЕПЛООТДАЮЩЕГО ТЕЛА ПРИ РАЗРАБОТКЕ ТЕМПЕРАТУРНОГО ГРАФИКА ТЕПЛОТЕХНОЛОГИЙ НАГРЕВА И ТЕРМООБРАБОТКИ МЕТАЛЛА

Докт. техн. наук, проф. НЕСЕНЧУК А. П.,
кандидаты техн. наук РЫЖОВА Т. В., КРАЕЦКАЯ О. Ф.,
магистры техн. наук КОВАЛЕВ С. С., БЕГЛЯК А. В.

*Белорусский национальный технический университет,
ОАО «Минский автомобильный завод»,
УП «Авторемпромпроект»*

При построении (разработке) температурного графика нагрева металла под горячее формообразование и термическую обработку существенное значение имеет температура теплоотдающего тела. Величина этой температуры наряду с интенсификацией процессов теплообмена может оказывать пагубное влияние на качество нагрева высокоуглеродистых и легированных сталей, а также процесс дальнейшего формообразования (ковка, штамповка, прокатка).

Реализация температурного графика теплотехнологии нагрева начинается сразу же при оценке величины потока теплоты к поверхности садки, куда входит

$$\alpha_{\text{л}} = \frac{C_0 \varepsilon_{n_{\Gamma, M}} \left[\left(\frac{T_{\Gamma}}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_M}{100} \right)^4 \right] + C_0 \varepsilon_{n_{kL, M}} \left[\left(\frac{T_{kL}}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_M}{100} \right)^4 \right]}{T_{\text{изл}} - T_M}; \quad (1)$$

$$\alpha_{\text{л}} = C_0 \varepsilon_{n_{\Gamma, M, kL}} \left[\left(\frac{T_{\Gamma, M, kL}}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_M}{100} \right)^4 \right] \text{ при } T_{\Gamma, M, kL} = T_{\text{печи}};$$

$$q_{\text{л}} = C_0 \varepsilon_{\text{печ}} \left[\left(\frac{T_{\text{печ}}}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_M}{100} \right)^4 \right] \text{ при } \varepsilon_{\text{печ}} = \varepsilon_{n_{\Gamma, M, kL}}, \quad (2)$$

где $\varepsilon_{n_{\Gamma, M}}$, $\varepsilon_{n_{kL, M}}$ – степени черноты (приведенные значения) системы тел, участвующих в тепловом излучении «излучающий газ – поверхность металла» и «излучающая кладка (футеровка) – лучевоспринимающая поверхность металла»; T_{Γ} , T_{kL} , T_M – соответственно термодинамические темпе-

туры излучающих газов и кладки, а также поверхности нагреваемого металла; $T_{\text{изл}}$ – температура излучающей системы; $T_{\text{печ}}$ – термодинамическая температура системы серых тел (температура печи, технологической зоны рабочего пространства), К.

Как видно из (1) и (2), нагрев садки (металлических заготовок или изделий) осуществляется за счет первичного источника энергии (продуктов сгорания органического топлива) и «переизлучателя» энергии футеровочного слоя рабочей камеры технологической зоны. Иными словами, садка получает суммарный поток теплоты, температура которого называется температурой печи $t_{\text{печ}}$.

Наряду с (1) и (2) существует расчетная формула, позволяющая с достаточной точностью для инженерных расчетов находить значение теплового потока, не прибегая к величинам $\varepsilon_{n_{r,m}}$, $\varepsilon_{n_{kpl,m}}$ и $\varepsilon_{n_{r,m,kpl}}$, а следовательно, и значениям угловых коэффициентов φ системы серых тел. Эта формула имеет вид [1]

$$\alpha_{\text{печ}} = \frac{C_0 \varepsilon_m \varepsilon_r \frac{\frac{1}{\omega} (1 - \varepsilon_r) + 1}{\frac{1}{\omega} (1 - \varepsilon_r) [\varepsilon_m + \varepsilon_r (1 - \varepsilon_m)] + \varepsilon_r} \left[\left(\frac{T_{\text{печ}}}{100} \right)^4 - \left(\frac{T_m}{100} \right)^4 \right]}{T_{\text{печ}} - T_m}, \quad (3)$$

где $\Delta T_{\text{печ}} (\Delta t_{\text{печ}})$ – температурный напор печи, К.

Обычно значение $T_{\text{печ}}$ подчиняется неравенству $T_m < T_{\text{печ}} < T_g$. Поскольку степень черноты печных газов (продуктов сгорания органического топлива) мала ($\varepsilon_g \approx 0,08-0,35$), а степень черноты поверхности футеровочного слоя кладки составляет величину порядка 0,80–0,95, значение температуры печи $T_{\text{печ}}$ весьма близко к T_{kpl} . В ряде случаев неравенство $T_m < T_{\text{печ}} < T_g$ нарушается ($T_g < T_{\text{kpl}}$), и несоблюдение этого условия приводит к нарушению реализации температурного графика в условиях промышленной эксплуатации печи (рис. 1).

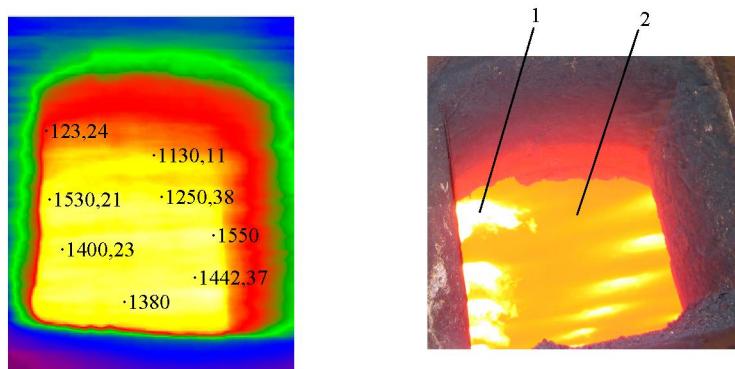


Рис. 1. Температура излучающей футеровки печи с шагающими балками (относительно излучающих стен с таким же футеровочным покрытием), по данным С. С. Ковалева и Т. В. Рыжовой: 1 – излучающая футеровка (горелочные камни) с температурой 1530–1550 °С; 2 – то же с температурой 1135–1350 °С

Также нарушения сказываются при нагреве садки, когда $Bi > Bi_{kp}$. В этих случаях существенно растет время выдержки $\tau_{выд}$ и увеличивается удельный расход натурального топлива на нагрев. При этом определяющим скорость нагрева и величину потока теплоты на поверхность садки является поток от поверхности излучающего слоя футеровочного материала рабочей камеры.

С целью повышения точности расчетов при разработке температурного графика, который в конечном итоге ложится в основу составления теплового баланса печи и оценку удельного расхода натурального топлива на нагрев, запишем расчетные формулы для нахождения $\Delta T_{печ}(\Delta t_{печ})$.

Теперь для плоского параллельного расположения излучающей футеровки печи и нагреваемой поверхности садки запишем формулы для оценки приведенной степени черноты, входящей в (3).

Имеем в самом общем случае

$$\varepsilon_{n_{r,\phi,m}} = \frac{\varepsilon_{r,\phi}\varepsilon_{r,m} + \varepsilon_{r,\phi}\varepsilon_{\phi,m}\Phi_{m,\phi} + \varepsilon_{r,m}\varepsilon_{\phi,m}\Phi_{\phi,m}}{\varepsilon_{r,\phi} + \varepsilon_{\phi,m}\Phi_{\phi,m}}. \quad (4)$$

При $\Phi_{m,m} = 0$, $\Phi_{m,\phi} = 1$

$$\varepsilon_{n_{r,\phi,m}} = \frac{\varepsilon_{r,\phi}\varepsilon_{r,m} + \varepsilon_{r,m}\varepsilon_{\phi,m}\Phi_{\phi,m}}{\varepsilon_{r,\phi} + \varepsilon_{\phi,m}\Phi_{\phi,m}}. \quad (5)$$

При $\Phi_{m,m} = 0$ и $\Phi_{\phi,\phi} = 0$, а также $\Phi_{\phi,m} = \Phi_{m,\phi}$ будем иметь

$$\varepsilon_{n_{r,\phi,m}} = \frac{\varepsilon_{r,\phi}\varepsilon_{r,m} + \varepsilon_{r,\phi}\varepsilon_{\phi,m} + \varepsilon_{r,m}\varepsilon_{\phi,m}}{\varepsilon_{r,\phi} + \varepsilon_{\phi,m}}. \quad (6)$$

При подстановке в (1)–(3) приведенных значений $\varepsilon_{\phi,m}$, $\varepsilon_{r,m}$ и $\varepsilon_{r,\phi}$ используем общезвестные формулы [2]:

$$\varepsilon_{\phi,m} = \frac{\varepsilon_{\phi}\varepsilon_m(1-\varepsilon_r)}{1-(1-\varepsilon_r)^2(1-\varepsilon_{\phi})(1-\varepsilon_m)}; \quad (7)$$

$$\varepsilon_{r,m} = \frac{\varepsilon_r\varepsilon_m[1+(1-\varepsilon_r)(1-\varepsilon_{\phi})]}{1-(1-\varepsilon_r)^2(1-\varepsilon_{\phi})(1-\varepsilon_m)}; \quad \varepsilon_{r,\phi} = \frac{\varepsilon_r\varepsilon_{\phi}[1+(1-\varepsilon_r)(1-\varepsilon_m)]}{1-(1-\varepsilon_r)^2(1-\varepsilon_{\phi})(1-\varepsilon_m)}. \quad (8)$$

Также представим связь между температурами печи $t_{печ}$ и излучающих газов t_r .

Имеем

$$\frac{T_{печ}^4 - T_m^4}{T_r^4 - T_m^4} = K_{печ}, \quad (9)$$

где $K_{печ}$ – коэффициент, устанавливающий связь между значениями приведенных степеней черноты системы серых тел.

Имеем

$$T_{\text{печ}}^4 = T_{\text{м}}^4 + (T_{\text{г}}^4 - T_{\text{м}}^4)K_{\text{печ}}. \quad (10)$$

Определяем $K_{\text{печ}}$ для плоскопараллельного расположения греющей футеровки и поверхности садки в соответствии с выражением

$$K_{\text{печ}} = \frac{\varepsilon_{\text{r},\phi,\text{м}}}{\varepsilon_{\text{м}}}.$$

При $\phi_{\text{м,м}} \neq 0$ и $\phi_{\phi,\phi} = 0$

$$K_{\text{печ}} = \frac{\varepsilon_{\text{r}}}{\varepsilon_{\text{r}} + \phi_{\phi,\text{м}} \varepsilon_{\text{м}} (1 - \varepsilon_{\text{м}})}. \quad (11)$$

При $\phi_{\text{м,м}} = 0$ и $\phi_{\phi,\phi} \neq 0$

$$K_{\text{печ}} = \frac{\varepsilon_{\text{r}} [1 + \phi_{\phi,\text{м}} (1 - \varepsilon_{\text{r}})]}{\varepsilon_{\text{r}} + \phi_{\phi,\text{м}} (1 - \varepsilon_{\text{r}}) [1 - (1 - \varepsilon_{\text{r}})(1 - \varepsilon_{\text{м}})]}. \quad (12)$$

В (8) и (9) значения $\phi_{\phi,\text{м}}$ находятся в соответствии с [2, с. 315].

Формулы, аналогичные (11)–(13), могут быть предложены для цилиндрической полости.

Расчеты, связанные с оценкой температуры печи $t_{\text{печ}}$, указывают, что при построении температурного графика и его практической реализации нужно в качестве температуры излучателя использовать значение $t_{\text{печ}}$. Как правило, это значение подчиняется неравенству $t_{\phi} > t_{\text{печ}} > t_{\text{г}}$. Только в исключительных случаях, когда $\varepsilon_{\text{r}} = 1$ и $\phi_{\text{печ}} = 1$, имеем $t_{\text{печ}} = t_{\text{г}} (T_{\text{печ}} = T_{\text{г}})$. В действительности $\varepsilon_{\text{r}} \in (0,1-0,3)$. Тогда $T_{\text{печ}} > T_{\text{г}} (t_{\text{печ}} > t_{\text{г}})$ (рис. 1).

ВЫВОД

В работе рассмотрена методика оценки температуры теплоотдающего тела $t_{\text{печ}}$, учитывающая температуры излучающей поверхности футеровки $t_{\text{кл}}$, самой нагреваемой садки $t_{\text{м}}$ и излучающих газов $t_{\text{г}}$.

Приводится формула для расчета температуры теплоотдающего тела «газ – футеровка (кладка) – металл».

ЛИТЕРАТУРА

1. Високотемпературные теплотехнологические процессы и установки: учеб. пособие / А. П. Несенчук [и др.]; под общ. ред. В. Г. Лисиенко. – Минск: Вышэйш. шк., 1988. – 320 с.
2. Тепло- и массообмен: учеб. пособие: в 2 ч. – Ч. 1 / Б. М. Хрусталев [и др.]; под общ. ред. А. П. Несенчука. – Минск: БНТУ, 2007. – 606 с.

Представлена кафедрой ПТЭ и ТТ

Поступила 06.12.2010