Тепловой баланс доменной плавки

Для реализации доменного процесса необходимо тепло. Оно расходуется на нагрев загруженных в доменную печь шихтовых материалов, плавления чугуна и шлака, оно необходимо для компенсации отрицательных тепловых эффектов восстановления оксидов железа и других элементов, для увеличения скорости течения химических реакций, сопровождающих доменный передел, для разложения гидратных и карбонатных соединений, для испарения влаги шихты и т.д.

Результат тепловой работы доменной печи наглядно отражает тепловой баланс плавки. Этот баланс дает общую картину как приходной, так и расходной частей баланса, что позволяет выполнить обоснованный анализ тепловой работы печи и сделать конкретные выводы о возможности сокращения удельного расхода кокса при доменной плавке.

Тепловой баланс доменной плавки выполняется на основе составленного материального баланса; он составляется на 1 кг чугуна и для наглядности отображается в табличном виде.

Приходная часть теплового баланса включает в себя следующие статьи

• Количество тепла, получающегося при горении углерода кокса, определяется из уравнения

$$Q_{\Gamma} = C_{\Phi} \cdot 9800 \cdot 10^{-3}, \tag{3.1}$$

где C_{ϕ} — количество углерода кокса, сжигаемого у фурм, кг/т чугуна.

• Приход тепла с нагретым дутьем:

$$Q_{H,\mathcal{H}} = 0.001 V_{\mathcal{H}} \left\{ \left[0.01\omega \, C_{O_2} + (1 - 0.01\omega) \, C_{N_2} \right] (1 - 0.00124f) + 0.00124f \, C_{H,O} \right\} \cdot t_{\mathcal{H}},$$
(3.2)

где $V_{\it Д}$ — расход дутья, м 3 /т чугуна;

 ω – содержание кислорода в дутье, %;

 $C_{{
m O}_2}$, $C_{{
m N}_2}$, $C_{{
m H}_2{
m O}}$ — теплоемкости газов и паров воды, кДж/(м³·К);

f – влажность дутья, г/м³;

 $t_{\mathcal{A}}$ — температура горячего дутья, °С.

• Количество тепла, выделяющегося при конверсии (неполном горении) природного газа (при условии, что природный газ – это метан):

$$Q_{KOH,\Pi,\Gamma} = 0.001 \cdot V_{\Pi,\Gamma} \cdot 1657 , \qquad (3.3)$$

где $V_{\Pi,\Gamma}$ – расход природного газа, м³/т чугуна.

• Количество тепла, выделяющегося при процессе шлакообразования. Эта статья прихода тепла в печь учитывается только в случае загрузки в печь «сырого» известняка, поскольку если используется окускованное рудное сырье, то процессы минералообразования с соответствующими тепловыми эффектами проходят на агломерационной либо обжиговой машине, а не в доменной печи. Эта статья прихода тепла определяется из уравнения

$$Q_{IIIII.OEP} = 1128 \cdot 10^{-5} \cdot G_{II} \cdot (n_{M}n_{II})_{II} , \qquad (3.4)$$

где G_H – удельный расход загружаемого в печь известняка, кг/т чугуна; $(nmn)_H$ – потери массы при прокаливании известняка, мас. %.

• В случае загрузки в печь горячего агломерата необходимо учитывать еще одну статью прихода тепла – физическое тепло шихты. Эта статья рассчитывается следующим образом:

$$Q_{H,WPM} = 0.001 G_{WPM} C_{WPM} t_{WPM} ,$$
 (3.5)

где $G_{\mathcal{H}PM}$ — удельный расход «горячего» агломерата, кг/т чугуна; $C_{\mathcal{H}PM}$ — теплоемкость «горячего» агломерата, кДж/(кг·К); $t_{\mathcal{H}PM}$ — температура «горячего» агломерата, °C.

Эта статья прихода тепла имеет место только при загрузке в печь горячего агломерата, температура которого при его загрузке в печь составляет 400–600 °C, а теплоемкость агломерата при этой температуре можно принимать равной 0,95 кДж/(кг·К).

Расходная часть теплового баланса включает следующие статьи

• Расход тепла на прямое восстановление оксидов железа определяется из уравнения

$$Q_{\Pi P}^{Fe} = 0.01 [\text{Fe}] r_d 2716,$$
 (3.6)

где r_d — степень прямого восстановления, доли ед.

• Расход тепла на прямое восстановление примесей чугуна:

$$Q_{IIP}^{IIP} = 0.01 \cdot (5220 \cdot [Mn] + 22600 \cdot [Si] + 15490 \cdot [P] + 36167 \cdot [Ti] + 7982 \cdot [V]), \tag{3.7}$$

где [Mn], [Si], [P], [Ti], [V] — содержание элементов в чугуне, %.

• Затраты тепла на процесс десульфурации чугуна:

$$Q_{S} = 1734 \cdot 10^{-5} U_{IIII}(S), \tag{3.8}$$

где $U_{I\!I\!I\!I}$ – удельный выход шлака, кг/т чугуна;

(S) – содержание серы в шлаке, %.

• Затраты тепла на компенсацию отрицательного теплового эффекта восстановления оксидов железа водородом:

$$Q_{\rm B}^{\rm H_2} = 1731 \cdot 10^{-3} \left[0.00124 f \, V_{\mathcal{I}} + 2 \, V_{\mathcal{I}.\mathcal{\Gamma}} \right] \eta_{\rm H_2} \,, \tag{3.9}$$

где η_{H_2} – степень использования водорода в печи.

• Количество тепла, уносимого из печи жидким чугуном:

$$Q_{Y} = 1 C_{Y} t_{Y}, (3.10)$$

где C_{4} — теплоемкость жидкого чугуна, кДж/(кг·К) (принимается 0,9 кДж/(кг·К);

 $t_{\scriptscriptstyle q}$ – температура чугуна, °С.

• Количество тепла, уносимого из печи жидким шлаком:

$$Q_{IIIII} = 0.001 U_{IIIII} C_{IIIIII} (t_{Y} + 50), (3.11)$$

где $C_{\text{ШЛ}}$ – теплоемкость жидкого шлака, кДж/(кг·К) (принимается 1,26 кДж/(кг·К).

• Расход тепла на разложение влаги дутья:

$$Q_{BJI} = 1,24 \cdot 10^{-5} V_{JI} f 6912. (3.12)$$

• Расход тепла на разложение известняка:

$$Q_{H} = 4042 \cdot 10^{-5} G_{H} (n_{M}n_{H})_{H}, \tag{3.13}$$

 $G_{\it W}$ – расход известняка, кг/т чугуна;

 $(nмnn)_{_{H}}$ – потери массы при прокаливании известняка, %.

• *Расход тепла на испарение влаги шихты* в общем случае определяется следующим образом:

$$Q_{B\Pi,III} = 2452 \cdot 10^{-5} \left(G_{\mathcal{K}PM} f_{\mathcal{K}PM} + G_{II} f_{II} + k f_{K} \right), \tag{3.14}$$

где $G_{\mathcal{H}PM}$, $G_{\mathcal{U}}$, k — удельные расходы рудных материалов, известняка и кокса, кг/т;

 f_{WPM} , f_{U} , f_{K} — содержание влаги в материалах, мас. %.

• *Количество тепла, уносимого из печи колошниковым газом*, определяется из уравнения

$$Q_{K\Gamma} = 10^{-5} \left\{ \left[\text{CO}_{2}^{K\Gamma} C_{\text{CO}_{2}} + (\text{CC}^{K\Gamma} + \text{N}_{2}^{K\Gamma}) C_{\text{N}_{2}} + \text{H}_{2}^{K\Gamma} C_{\text{H}_{2}} \right] V_{\text{K}\Gamma} + \left[G_{\mathcal{K}PM} f_{\mathcal{K}PM} + G_{\mathcal{H}} f_{\mathcal{H}} + k f_{\mathcal{K}} + \frac{V_{\text{K}\Gamma} \text{H}_{2}^{K\Gamma} \cdot \eta_{\text{H}_{2}}}{(1 - \eta_{\text{H}_{2}})} \right] C_{\text{H}_{2}\text{O}} \right\} t_{\text{K}\Gamma} , \quad (3.15)$$

где $C_{\text{CO}_2}, C_{\text{CO}}, C_{\text{N}_2}, C_{\text{H}_2\text{O}}$ — теплоемкости соответствующих газов при температуре колошникового газа, кДж/(м³·К).

• *Тепловые потери печи* с охлаждающей водой и в окружающее пространство находятся по разности между суммой прихода тепла в печь ($Q_{\Pi P U X O J}$) и суммарным значением найденных выше статей расхода (Q_{\sum}):

$$Q_{nomepb} = Q_{npuxo\partial} - Q_{\sum} . (3.16)$$

Следует отметить, что тепловые потери печи при работе доменных печей с достаточно сохранившейся огнеупорной кладкой, с исправной системой охла-

ждения в нормальном режиме работы при выплавке передельных чугунов составляют 10-15 %. Тепловые потери печи зависят также и от производительности доменной печи; при работе печи в режиме «тихого хода» с уменьшенным расходом дутья тепловые потери печи возрастают, что сопровождается ростом удельного расхода кокса.