风水共冷式冷渣器的换热计算*

赵广播 朱群益 阮根健

(哈尔滨工业大学)

关键词 流化床锅炉 冷渣器 热计算

风水共冷式冷渣器是回收流化床锅炉 灰渣显热的装置。本文建立了它的换热计算 模型。经简化处理,风水共冷式冷渣器的换热 方程和热平衡方程为:

$$Q_{hg} = K_{rg}(t_h^r - t_g)A_m \tag{1}$$

$$Q_{\rm bk} = a_{\rm bk} (t_{\rm b}' - t_{\rm k}') A_{\rm n} \tag{2}$$

$$\varphi B_h C_h (t_h' - t_n') = Q_{ha} + Q_{hk} \qquad (3)$$

$$G_{\mathbf{k}}C_{\mathbf{k}}(t_{\mathbf{k}}'-t_{\mathbf{k}}')=Q_{\mathbf{k}\mathbf{k}} \tag{4}$$

$$2G_sC_s(t_s - t_s) = Q_{hs} \tag{5}$$

将以上诸式联立求解,并

则

$$t'_{h} = (E_{1}(1 - E_{2})(1 + E_{4})t'_{h} + E_{2} \times (1 + E_{4})t'_{h} + (1 + E_{2})E_{3}E_{4}t'_{h})/(E(1 + E_{4}) - E_{3}(1 + E_{2}))$$
(6)

$$C_{h} = \{E_{1}(1 + E_{4})C_{h} + E_{2}((1 + E_{1}))\}$$

$$\times (1 + E_4) + E_3 E_4) t_1 + E_3 E_4 t_4 \} / (E(1 + E_4)$$

$$-E_3(1+E_2)$$
 (7)

$$t_{\rm g} = (E_1(1 + E_2)t_{\rm h} + E_2t_{\rm k}' + E_4Et_{\rm s}')/(E(1$$

$$+E_4)-E_3(1+E_2)$$
 (8)

$$t_{\mathbf{s}}' = 2t_{\mathbf{s}} - t_{\mathbf{s}}' \tag{9}$$

为检验前述模型,进行了风水共冷式冷渣器试验台热态试验。将按式(6)~(9)计算

出的冷渣器出口风温、出口水温、出口灰温与 实测值进行了比较,结果见下表

符号	一床			二床		
	计算值	实测值	相对误差	计算值	实测值	相对误差
4	175. 3	156. 9	11.7%	81. 3	81.8	-0.6%
ä	163. 2	156. 9	4%	76	81. 8	-7.1%
6	30. 5			36. 3	32. 3	12. 1%

实测值与计算值的相对误差为 ± 12% 之内。式中

Am- 埋管受热面积,m²;

An- 灰粒子表面积,m²;

B.-- 灰流量.kg/s;

 $C_h \setminus C_h \setminus C_h - \overline{K} \setminus \overline{C} = \overline{K} \setminus \overline{C} = \overline{K} \setminus \overline{K} \cdot \overline{K} + \overline{K} \cdot \overline{K} \cdot \overline{K} \cdot \overline{K} + \overline{K} \cdot \overline{K} \cdot \overline{K} \cdot \overline{K} + \overline{K} \cdot \overline{K} \cdot \overline{K} \cdot \overline{K} \cdot \overline{K} + \overline{K} \cdot \overline{$

G_k、G_n-- 空气和水流量,kg/s;

K,,-- 乳化团对埋管的传热系数,kW/(m²·℃);

Qna 一 灰与埋管间的换热量,kW;

Qnk 一 灰与空气间的换热量,kW;

44一进出口灰温,℃,

4、4一进出口空气温度,℃;

4、4一进出口水温.℃;

4- 埋管内平均水温,C;

α_{hk}-- 灰与空气间的换热系数,kW/(m²·℃);

φ-- 保热系数。

收稿日期 1993-11-20

* 为发表的该文摘要