

七、固体颗粒再循环

1. 固体颗粒再循环的计算公式为:

$$G = \rho_p (1 - E_{ck}) (U - U_t)$$

式中:

ρ_p ——床料密度, 公斤/米³

E_{ck} ——阻塞空隙率

$E_{ck} = 0.94 + (\rho_p - 990) \times 3 \times 10^{-5}$, 此式的应用范围为 $d_p > 170 \mu\text{m}$ 。

U ——表面流速, 米/秒

U_t ——床料的终端速度, 米/秒

2. 通常, 循环流化床锅炉的再循环率的范围为5—100公斤/米²秒⁽¹⁾。

(吉桂明校)

参 考 文 献

- (1) BASU P.: Design consideration for circulating fluidized bed combustors. Journal of The Institute of Energy, 1986, 59, 180—181.
- (2) KOBRO H and BRERETON C. Control and fuel flexibility of circulating fluidized bed. circulating fluidized bed technology, ed. P Basu. Pergamon press, 1986, 268.
- (3) TURNBULL E and DAVIDSON JF. Fluidized combustion of char and volatiles from coal. A ICh E, 1984, 30, 6, 881—889.

全国第一届工业锅炉技术交流会



全国第一届工业锅炉技术交流会于十月十八日至二十日在津举行, 全国工业锅炉行业的一百多个单位的代表参加了会议, 机械电子部总工程师陆燕逊到会祝贺并讲了话。本次会议交流的主要技术专题是: (1) 工艺工装与工厂技术改造、工艺样板介绍; (2) 工业流化床锅炉国内技术发展; (3) 锅壳式锅炉结构及角焊缝工艺。大会宣读论文二十三篇, 其中哈尔滨工业大学的《国外流化床锅炉发展的状况及我国目前最大容量130t/h泡床锅炉的完善化》、《椭圆型拱形封头的强度研究、螺纹烟管的综合性能研究》以及《角焊缝的强度试验》三篇论文以其质量高、实用性强的特点受到与会代表们的普遍好评。

—董 芑—