

(195) 環流式向流溶銑脱硫法のモデル実験による検討

川崎製鉄 技術研究所 藤井徹也、小口征男、住田則夫

○ 斎藤健志、江島彬夫

1. 緒言

高炉鉄床での連続脱硫は、溶銑温度が高く、量産向きで、メタル損失が少ない、などの利点がある。しかし、溶銑の滞留時間が短かく、脱硫後の到達値が比較的高い、脱硫剤も未反応のまま排出される確率がある、などで工業的には難点があった。著者らはこの欠点を、スラグ-メタルの向流接触で解決する、気泡ポンプの原理による多段環流式の脱硫法を考案し、実験室規模のコールド、ホットモデル実験を行ない、混合挙動、脱硫効果を推定した。

2. 多段環流式向流脱硫法の原理

図1に本法の脱硫原理を示した。桶を流れる溶銑は複数の上昇管から減圧した槽に吸い上げられ、脱硫剤とともに攪拌され脱硫される。一对の上昇管と下降管で図の矢印のような循環流を作る。減圧槽内の溶銑は、循環流れが合成され、桶の上流へ流れる。脱硫剤は下流側で槽内に添加し、上流側で排出する。

3. コールドモデル実験

実用規模の透明アクリル樹脂製モデルで、水-流動パラフィンと水-発泡スチロール粒子で混合挙動を調査した。糸をトレーサーとして水の滞留時間分布を測定した。測定例を図2に示した。

水の混合応答は(1)2段(2対)環流式で $n=2$ の完全混合槽列理論値と一致する。(2)水流量 w と循環流量 q だけに依存する。(3)短絡的流れや、強いバックミクシングはない。(4)実験条件の範囲で q の影響は小さい。

パラフィンなどの混合は、(1) $n=5 \sim 10$ の完全混合槽列に相当し、(2)その流量が大きいほど n も大きく、水より押し出し流れに近づく。

これらからフルード数相似を仮定し、実機での向流接触が推定できる。

4. ホットモデル実験

1.00 Kg高周波溶解炉を用いて、バッチ式の減圧環流槽による脱硫実験を行った。実験条件は、温度1300 ~ 1500 °C、環流管径3.0、4.0、5.0 mm、脱硫剤CaCO₃系、原単位1 ~ 7 Kg/t、減圧槽内圧力560 ~ 460 Torr、Ar流量1.0 ~ 1.00 l/minである。

実験結果は以下のとおり。(1)脱硫反応は一次反応で整理でき、見かけの速度定数 K_s は環流管径が大きく、Ar流量が適值のとき、また図3に示したように温度が高いほど大きい。(2) K_s は脱硫剤原単位 g に比例し、 g が3.0 Kg/tで K_s は0.25 min⁻¹である。(3)脱硫剤利用効率は20 ~ 30 %である。

K_s の測定値をもとに、スケールアップ時の効果を推算し、実用規模の実験機で、(1) $K_s = 0.4 \text{ min}^{-1}$ となる、(2)2段向流式連続脱硫法では溶銑脱硫率は60 %になる、ことを推定した。

5. 結言

コールド、ホットモデル実験を行ない、実用規模における脱硫効果を予測することができた。

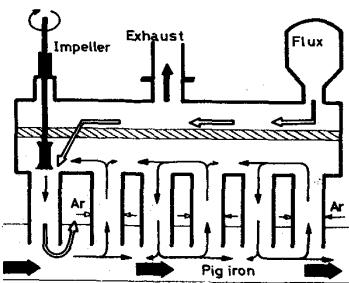


図1 脱硫原理

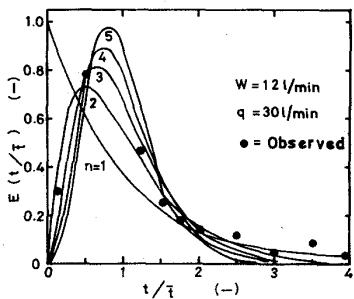


図2 水の滞留時間分布

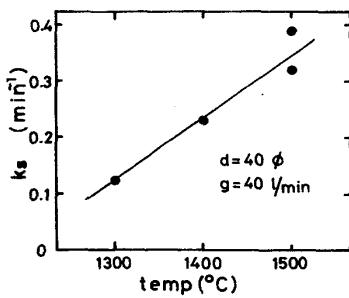


図3 速度定数と温度