

(213) 溶銑脱硫用スラグの気化脱硫による再生

新日本製鐵基礎研究所 中村 泰 ○徳光直樹

1. 緒言

スラグからの気化脱硫現象の応用として、溶銑脱硫用のスラグを気化脱硫により再生し、循環使用する溶銑脱硫システムの可能性を検討した。このシステムに適合するスラグ、すなわち溶銑脱硫能と気化脱硫速度が共に大きいスラグ組成を実験室的に探索した。

2. 実験方法

1) スラグの気化脱硫速度 黒鉛を発熱体とする高周波炉で白金るっぽ（直径 38 mm）中に合成スラグ約 30 g を溶解し、白金ノズル（直径 3 mm）から O₂ を吹込んで脱硫した。発生した SO₂ を Ar (4 l/min) で希釈し、連続的に分析した。反応終了時の S 分析値と発生 SO₂ 量から反応時の S 濃度を求めた。SO₂ の分析には応答速度が早く測定濃度範囲が広い紫外分光光度計 (Cary 14) を使用した。スラグ組成 (CaO 30~48, SiO₂ 31~44, Al₂O₃ 9~16, MgO 3~16, FeO 0.1~10, CaS 3~5%), 吹込条件、O₂ 流量 (100~1,000 ml/min), 温度 (1,410~1,530 °C) の影響を調べた。

2) 溶銑脱硫能 蓋付黒鉛るっぽ中で約 6 kg の銑鉄を誘導溶解し、約 500 g の合成スラグを添加して Ar で攪拌しながら、1400 ± 20 °C に保持した。定常状態（約 1 時間）に達した後の銑鉄およびスラグ中の S の分析値から分配比を求めた。

3. 実験結果

1) O₂ をスラグ浴内に吹込む方が気化脱硫速度は浴表面に吹付るよりも数倍大きくなる。

2) 気化脱硫速度はスラグ中の T.Fe が高いほど大きく（図 1），同一 T.Fe では塩基度 (CaO+MgO)/SiO₂ が大きいほど大きい傾向がある（図 2）。

3) みかけの反応式を (S) + $\frac{3}{2}$ O₂ → SO₂ + (O)とした酸素利用効率は浴深 1 cm で最大 70% に達する（図 1）。

4) 気化脱硫速度が①硫黄濃度によらず一定の範囲（約 1% 以上）②硫黄濃度に比例する範囲（約 1% ~ 0.2%）および③急激に減少する範囲（0.2% 以下）に分けられる（図 1, 図 2）。

5) 溶銑とスラグ間の硫黄分配比は (CaO+MgO)/SiO₂ > 1.3 で 60 以上になる（図 3）。スラグ中の T.Fe は溶銑脱硫時に還元される。

4. 結論

気化脱硫速度、溶銑脱硫能および流動性を考慮すると、スラグを再生、循環使用する溶銑脱硫システムには高炉スラグ組成に MgO, CaF₂, Fe₂O₃ を 2~10% 添加し (CaO+MgO)/SiO₂ ≥ 1.4 とした組成が適当とみられる。

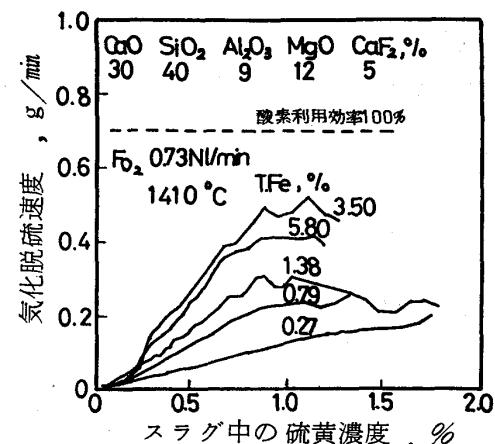


図 1 気化脱硫速度と硫黄濃度の関係

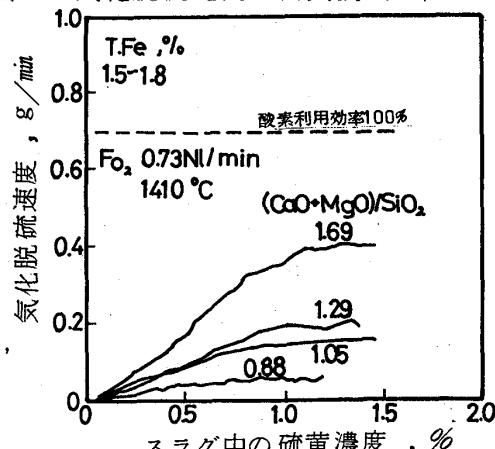


図 2 気化脱硫速度と硫黄濃度の関係

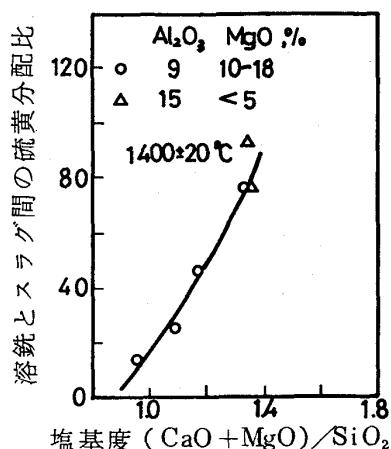


図 3 硫黄の分配比と塩基度の関係