

(31) 風量変化を考慮した焼結プロセスの近似シミュレーションモデル

住友金属 中央技術研究所 理博 吉永真弓

久保敏彦

工. 緒 言 焼結過程に物質收支式、熱收支式を用いた数式モデルは彼らの研究をはじめとして近年数多くなされてい^{(1), (2), (3)}るが、生産率及び焼結完了点の予測に必要な焼結時間の推算を行なった例はきわめて少⁽⁴⁾ない。本報では焼結過程での圧力損失の変化に伴う風量変化を組み入れ焼結プロセスの近似モデルをもとにして層内温度分布、焼結時間、廃ガス温度等を推算できる数式モデル及び主として焼結時間を得るために簡略化された数式モデルをつくりたので報告する。

II. 方 法 焼結時間を決定する要因をオーランの様に推定してコクス添加量、焼結層の形状、層厚等より焼結時間、温度分布等を理論的に算出する。モデルは層内通過風量を算出する式とその風量を使用して温度分布等を算出する式より構成されていて逐次計算を行なっていく。

(1) 層内通過風量の算出方法: 焼結層を通過する風量を決定するものは図 1に示した如く焼結層の圧力損失とプロア-特性である。表 1に示した如く焼結層の空隙の特性に従って焼結層を3つに分割しそれぞれに Ergun の圧損式を適用して全圧損 ΔP を求める。プロア-特性の負圧と風量の関係を二次式で近似し圧損式と連立させることにより風量 G が気体の粘性 μ , 密度 ρ の関数として代数的に求まる。計算に必要な分割された層の厚さ, 温度はオ 1 表及び以下に示すモデルにより算出する。

(2) 温度分布の算出方法: より厳密である完全混合槽列モデルと簡略化された反応帯分割モデル⁵⁾の両者を用いる。反応帯分割モデルは計算時間の短縮を目的としその妥当性は完全混合槽列モデルでチェックする。

〈完全混合槽列モデル〉 焼結層を綫方向に粒子径とほぼ同じ大きさに分割し個々の槽における状態量は均一であるとして、各槽において物質收支、熱收支式を立ててオ1槽より逐次最後の槽まで計算を行なう。

〈反応帯分割モデル〉焼結層を縦方向に原料帶, 乾燥帶, 予熱帶, 燃焼帶に分割し各反応帯で微分收支を立てその基礎式にFilimonich らの等温線法の考え方を固定層非定常問題に拡張して求めた各反応帯の進行速度式を連立させる

III. 結果 図2, 図3に計算結果の一例を示す。プロア-特性、コーカス量、コーカス粒径等を変化させて計算した結果は試験鍋とその傾向が充分一致している事が認められた。

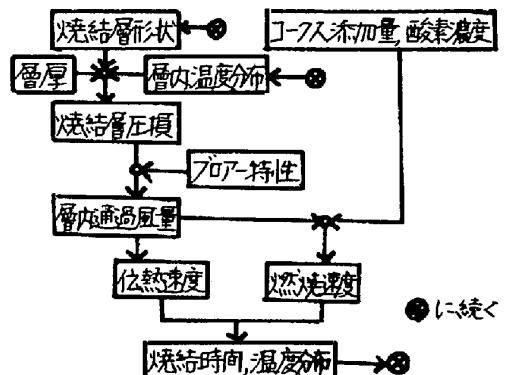


図 1 焼結時間に与える要因

表 1 焼結層の圧壊からみた分類

完全混合槽列モデル	反応帯分割モデル	分割層の厚さ 粘性及び密度
$T_s < T_{max}$ (焼結完了帶)	焼結完了帶	L_1, M_1, P_1
$600^{\circ}C < T_s > T_{max}$ $1000^{\circ}C$	燃焼帶 (溶融帶)	L_2 M_2, P_2
$T_s < 600^{\circ}C$ $1000^{\circ}C$ (予熱帶)以下	予熱帶 乾燥帶 原料帶	L_3 M_3, P_3
$\Delta P = \sum_{j=1}^3 f_{ij} \frac{M_j}{\rho_j} L_j G + \sum_{j=1}^2 f_{ij} \frac{L_j}{\rho_j} G^2$	全圧損式 $f_{ij}, f_{ij} \text{ はパラメータ}$	

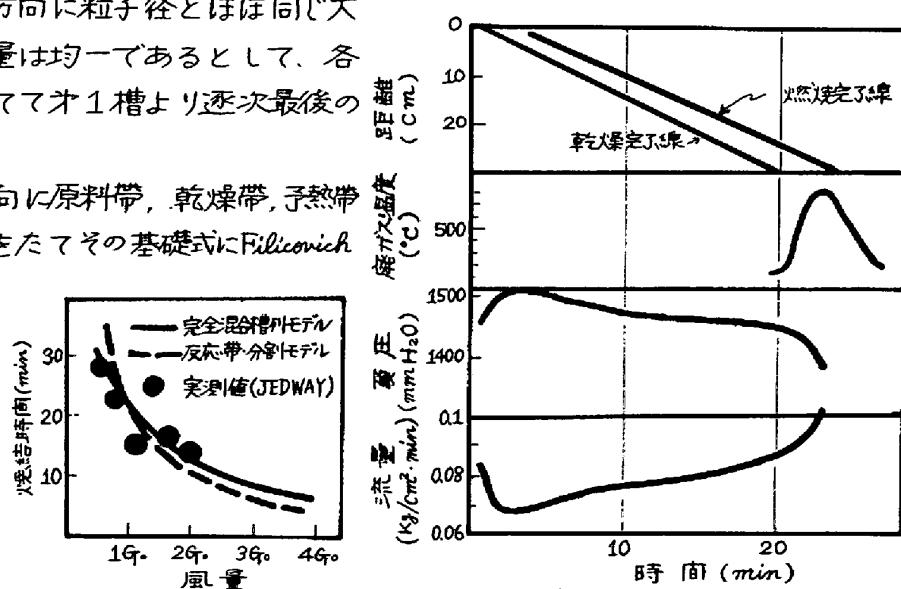


図-3 風量変化を考慮した計算結果
(完全混合槽列モデル)

1)報じら: 鉄と金屬, 53(67)1171. 2)根本: 同56(70)661
 3)浜田: 同, 58(72)1561. 4)岸尾: 同59(73)537
 5)久保義文彦: 名大修士論文('71)