

高炉内3次元ガス流れの解析

(高炉内3次元ガス流分布の検討-Ⅲ)

日本钢管(株)中央研究所 ○大野陽太郎 山田 裕 近藤国弘
 京浜製鉄所 柴田 洋一 木村亮介 竹部 隆

1. 緒言

高炉内の3次元ガス流れについて、数学モデルによる解析を行った。円周方向で変化する可能性のある装入面形状、 L_o/L_c 、溶融帶形状、羽口毎風量分布の炉内ガス流れ、圧力分布におよぼす影響について検討した。また、実炉において、溶融帶形状と圧力分布とを、同時に計測し、計算結果と対比したところ、良い対応が得られ、本数学モデルによる解析の妥当性を確認することができた。

2. 解析の前提および結果

装入面、鉱石比、溶融帶、羽口風量の各々について、炉壁部における値を円周方向正弦波状に分布させて、ガス流れの計算を行った。
 ①装入面(変化巾±2m)：装入面が高い側で、炉壁部の圧力が上昇し、ガス流速が減少する。
 ②鉱石比 $L_o/(L_o+L_c)$ (変化巾±0.2)：圧力分布は、円周方向ほとんど変化しない。塊状帶周辺部の流速分布は、鉱石比からきまる通気抵抗分布に応じて変化している。
 ③溶融帶(変化巾±5m)：図1に、円周方向溶融レベルの平均値からの偏差 ΔML と、対応する方向の圧力値の平均値からの偏差 ΔP の対応関係を、4段の圧力測定レベルについて示す。溶融帶偏差の圧力分布への影響は、溶融帶との相対位置により異なっている。 ΔP の変化量が最大となるレベルは、溶融帶の平均レベルに対応しており、そこでは、溶融レベルの高い側で、圧力も高くなっている。図2に、塊状帶高さ方向平均のガス流速の相対値を示す。溶融レベルの高い側で、ガス流速が減少している。このことは、塊状帶の熱流比が大きく、昇温が遅れ、やがて、溶融レベルが低下する原因となると考えられ、溶融レベルの周期変動²⁾のメカニズムを示唆している。

④羽口風量(変化巾±20%)：図3に、周辺部相対ガス流速分布の高さ方向の変化を示す。ガス流速は、滴下帯で整流され、溶融帶を通って塊状帶では、そこの通気抵抗分布(この場合は、均一)により分配される

一方、羽口先のコークス消費量は、風量に比例して変化し、塊状帶の降下速度も変化するので、羽口風量により、塊状帶の熱流比を制御できると考えられる。

以上の計算では、境界条件として、炉頂圧と羽口風速を与えていたが、羽口風速の代りに、送風圧を与える溶融帶形状偏差の羽口風量分布への影響を調べた。

溶融レベル偏差±2.5mに対し、羽口圧損ゼロでは、風量偏差±2.5%であるが、羽口圧損0.4 kg/cm²では、±0.25%となり無視できる。

3. 実測値との対比

溶融帶形状と圧力分布を同時に測定した。その結果を、図1に示す。各レベルともに、実測値は、計算値と対応している。

文献 1) 大野ら：鉄と鋼69(1983)S.860

2) 大野ら：鉄鋼協会第108回大会発表

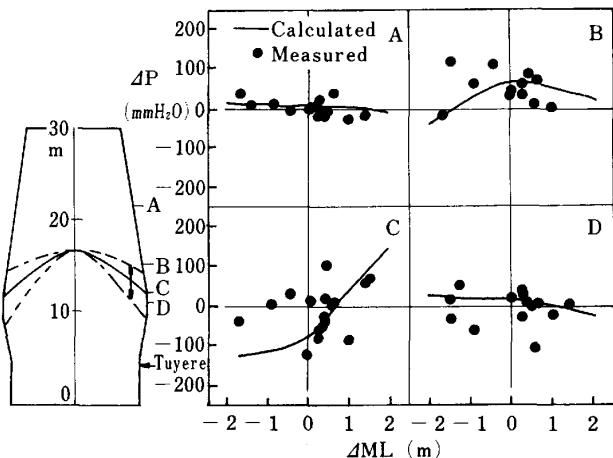


Fig.1 Influence of peripheral melting level on wallside pressure distribution.

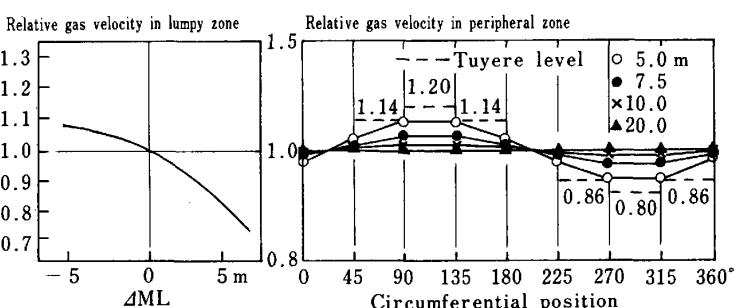


Fig.2 Influence of melting level on gas flow

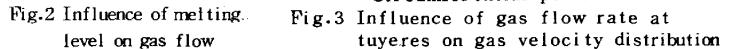


Fig.3 Influence of gas flow rate at tuyeres on gas velocity distribution