

新日本製鐵 八幡製鐵所 石川 泰 徳永正昭 水野葆祿 ○野村昭二
井手康人 中村 健 小田部紀夫

I. 緒言 八幡製鐵所の省エネルギー対策の一環として、戸畠1, 4高炉それぞれに熱風炉排熱回収設備、炉頂圧発電設備を設置した。運転開始以来、順調に稼動し、計画通りの省エネルギー効果を達成しているので、ここにその概要を報告する。

II. 热風炉排熱回収設備 (1高炉 S.55年3月, 4高炉 S.54年12月稼動)

熱交換器としては、長期に亘る性能の安定性が良く、発電所等で実績の多いエレメント回転型を採用した。熱風炉への予熱空気を導入するに当つて、バーナーレンガの熱膨脹に対しては空気通路壁に断熱工事を施工すると共に、3孔式バーナーの燃焼特性について実炉試験を行い高い燃焼安定性がある事を確認した。熱交換器稼動による省エネルギー効果および漏洩空気量(約8%)は計画通りに達成し、トラブルもなく100%稼動を継続している。図1に設備フロー、表1および図2に操業実績を示す。

III. 炉頂圧発電設備 (1高炉 S.55年8月, 4高炉 S.55年5月稼動)

装置の特徴を次に示す。①型式はエネルギー回収率の高い湿式軸流型を採用した。②1高炉では、よりエネルギー回収率を高めるため、静翼3段全て連動とし、炉頂圧制御系に組込み自動運転をさせている。③ダスト付着防止として、間欠または連続的に水噴霧を行い、更に停止時、高圧水による洗浄を実施している。④図3の設備フローに示すとく、ターピン出口管は高炉水封弁の下流側に継ぎ、休風時、ターピン系のガスページを不要にした。⑤1高炉では、通常Rダンパーで炉頂圧を制御しているが、ターピン運転中は、Rダンパーと新設のバイパス弁、調速弁とで炉頂圧制御を行うシステムを採用した。表2, 3に操業諸元、実績を示す。

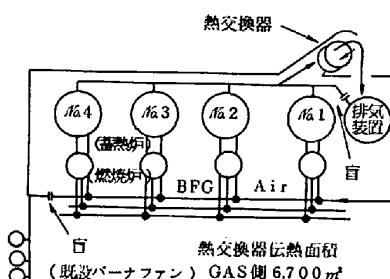


図1. 热風炉排熱回収設備フロー

表1. 热交換器稼動前後の热風炉操業実績

	1 BP 排熱回収前	1 BP 排熱回収後	4 BP 排熱回収前	4 BP 排熱回収後
熱交入口 排ガス温度(℃)	264	281	284	274
空気温度 (℃)	25	243	33	235
空気顯熱 (kcal/T)	3.8×10^3	35.1×10^3	5.3×10^3	34.0×10^3
A.送風顯熱 (kcal/T)	461.9×10^3	489.9×10^3	467.9×10^3	482.0×10^3
B.燃料発熱量 (kcal/T)	515.6×10^3	513.3×10^3	540.9×10^3	510.8×10^3
A/B×100	89.6	95.5	86.5	94.4

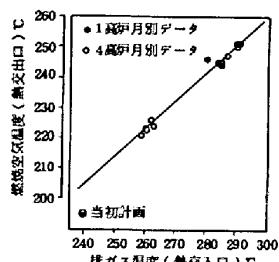


図2. 热交換器操業実績

表2. 認可出力時の操業実績

	1 高炉	4 高炉
ターピン型式	湿式軸流(3段)	湿式軸流(2段)
認可出力	14,500kW	14,500kW
入口ガス圧力	2.20kg/cm²	2.20kg/cm²
出口ガス圧力	0.11kg/cm²	0.07kg/cm²
入口ガス量	$581 \times 10^3 \text{Nm}^3/\text{hr}$	$539 \times 10^3 \text{Nm}^3/\text{hr}$
入口ガス温度	60°C	53°C
発電機仕様	$15,667\text{kVA} \times 1,15V \times 60Hz$	$14,556\text{kVA} \times 1,15V \times 60Hz$

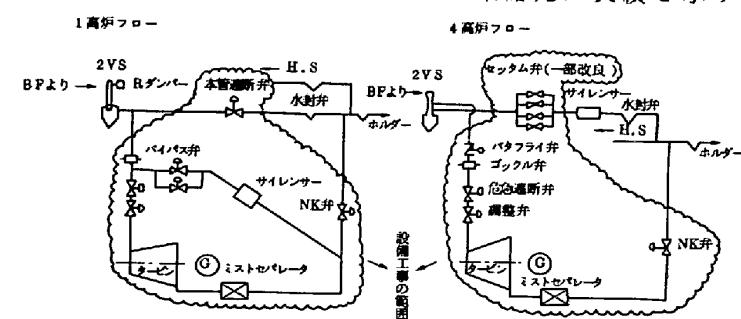


図3. 炉頂圧発電設備フロー

表3. 炉頂圧発電設備操業実績 (S.55年)

	1 BP 8月	9月	10月	4 BP 5月	6月	7月	8月	9月	10月
平均発電量 (kWh/H)	9,066	11,703	12,026	12,052	12,434	13,324	12,530	12,789	11,763
回収電力量 (kWh/T)	4.5	26.1	35.4	16.9	35.4	31.8	13.2	35.5	32.1
対力率(%)	15.8	74.4	97.2	47.3	96.3	84.9	36.2	98.8	97.4

V. 結言 これらの設備稼動によって、 $11 \times 10^4 \text{kcal/T-pig}$ のエネルギーを回収でき、高炉部門の消費エネルギーを3.4%低下させる大きな省エネルギー効果を達成している。