

S蒸気: $W^2 = 0.36 \times 10^{-8} t$

CS₂蒸気: $W^2 = 0.64 \times 10^{-7} t$

H₂Sガス: $W^2 = 1.15 \times 10^{-6} t$

SO₂ガス: $W^2 = 0.12 \times 10^{-7} t$

W: 硫化量 g/cm²

t: 硫化時間 s

上の結果はガスの流量がことなるので、ガス固有の腐食量として定量的に比較することは困難である。

しかし H₂Sガスが最も強く鉄を腐食することは、いろいろの報告や工場の結果を見てもうなづける。

CS₂蒸気は CS₂ 製造工場において非常に大きな腐食結果をもたらすといわれている。しかるにこの結果は H₂S にくらべてはるかに小さい。900°Cにおいて CS₂ が解離したとしても、流量が他の硫黄ガスにくらべてはるかに大であるから、未解離の CS₂ 蒸気も相当量作用するとみられる。工場における CS₂ 蒸気による腐食量が大であるというのは、CS₂ そのものよりも他の因子が大きく作用しているのではないか。CS₂ 製造工場において熱管理の改善により鉄製レトルトの寿命が倍加したことがこれを裏書きする。

SO₂ガスはX線の結果と T. K. Ross und A. J. MACNAB の報告³⁾から考えると、900°Cにおいては試料とつぎの反応を行なうようである。



SO₂ガスによる腐食は S蒸気の腐食とともに他のガスに比して腐食量は僅少であり、この結果は多くの報告とも一致する。

IV. 結 言

鉄の高温度における S蒸気、CS₂蒸気、H₂Sガス、および SO₂ガスによる腐食について調査し、つぎのごとき結論を得た。

1) 鉄の硫化被膜は主として pyrrhotite Fe_{1-x}S からなり、外層部のX線分析の結果では、S蒸気が FeS と FeS₂、CS₂蒸気が FeS、H₂Sガスが FeS、SO₂ガスが FeS と Fe₃O₄をつくつている。成分元素の外層への拡散は H₂Sガスの場合と同じで、Mn以外の元素はほとんど拡散していない。

2) 実験範囲では H₂Sガスによる腐食が最もはげしく、CS₂蒸気、SO₂ガスがこれにつき、S蒸気による場合が最も腐食が少ない。

3) 加熱時間と硫化量との間には抛物線法則が成立しつぎの実験式が得られた。

$$\text{S蒸気: } W^2 = 0.36 \times 10^{-8} t$$

$$\text{CS}_2\text{蒸気: } W^2 = 0.64 \times 10^{-7} t$$

$$\text{H}_2\text{Sガス: } W^2 = 1.15 \times 10^{-6} t$$

$$\text{SO}_2\text{ガス: } W^2 = 0.12 \times 10^{-7} t$$

(昭和 36 年 4 月寄稿)

文 献

- 1) 中井 弘: 鉄と鋼, 46 (1960) 6, 652
- 2) O. KUBASCHEWSKI und O. von GOLDBECK: Metallocerfläche 8 (1954), 3, 34
- 3) T. K. Ross und A. J. MACNAB: Werkstoffe und Korrosion 10 (1959) 7, 417

1961年度理化学研究所学術講演会

理化学研究所では下記の通り本年度学術講演会を開催し1年間の研究業績が発表されます。

日 時 1961年12月5日(火)~7日(水) 9:30より

会 場 学士会館(東京神田・一ツ橋)

A, B, C会場に分れ、金属関係としてはA会場でつぎの部門の講演が行なわれます。

(A会場) 12月5日 午前 金属材料、電気工学	午後 電気材料、化学工学、機械工作
12月6日 午前 塑性加工	午後 金属加工