

京都大学工学部 正会員 合田 健  
 京都大学工学部 正会員 宗宮 功  
 京都大学大学院 学生員 ○河村 清史

### § はじめに

活性汚泥プロセスへの重金属ははじめとする毒物の混入が問題となる。毒物は、排出源での徹底除去を指向することに論じなければならないが、現実に進行しつつある諸問題に対処すべき方途を考えることも必要である。今回、活性汚泥の重金属阻害抑制に対する $\text{Na}_2\text{S}$ の効果について、実験的検討をおこなったので報告する。

### § 予備的考察

重金属の活性汚泥への阻害機構については、詳しくはわかっていないのが現状である。しかしながら、McCalla<sup>1)</sup>, Carpenter<sup>2)</sup>, Mosey<sup>3)</sup> の研究が参考となる。これらによると、低濃度の重金属阻害は bactericidal (殺菌的) ではなく、bacteriostatic (抑菌的) であると考えられ、かつ、重金属が-SH基あるいはイオウと非常に安定な化合物をつくり、重金属阻害を緩和抑制することが予想される。そこで、重金属として銅をとりあげ、 $\text{Na}_2\text{S}\cdot\text{H}_2\text{O}$  を阻害抑制剤とした場合、どの程度の抑制効果があるかを検討した。これに先立ち、 $\text{Cu}^{2+} + \text{S}^2 \rightleftharpoons \text{CuS}$  (平衡定数 32.5) と抑菌剤・回復剤として使用する $\text{Na}_2\text{S}\cdot\text{H}_2\text{O}$  (溶解度 18.0g/100g) と活性汚泥の基質除去能等に対するどのような影響を与えるかについて検討を加えた。

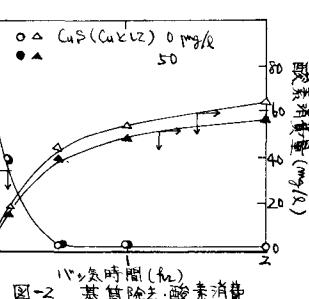
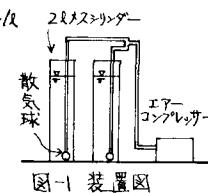
i)  $\text{CuS}$  について 供試汚泥は  $\text{BOD}_5$  約 500mg/l の人工下水(表-1)で 24 時間の fill and draw 方式により、長期間馴致培養したものである。 $\text{CuS}$  は黒色の沈殿性物質であるが、バッ気をすることにより十分に混合され、一様になるものとみなす。実験装置を図-1 に示す。あとの諸実験においてもこの装置を使用した。1 例として、銅濃度として 0, 50 mg/l の  $\text{Cu}^{2+}$  を添加した場合の基質(グルコース)除去・酸素消費について図-2 に示す。初期汚泥濃度は 3800 mg/l であった。短時間の影響をみるとすれば、この程度の濃度では影響を与えないことがわかった。

ii)  $\text{Na}_2\text{S}\cdot\text{H}_2\text{O}$  について 供試汚泥は  $\text{Cu}^{2+}$ ,  $\text{Cu}(\text{OH})_2$  の各形態における阻害形態の差異を研究する目的もある。pH 調整しながら馴致培養した汚泥を使用した。この汚泥は、培養下水濃度、培養方法とも  $\text{CuS}$  の実験に使用した汚泥の場合と同様であるが、下水を加えたあと、 $2\text{N}-\text{H}_2\text{SO}_4$ ,  $2\text{N}-\text{NaOH}$  もしくは pH 4-pH 9 に調整したものである。イオウ濃度として 0, 5, 50 mg/l になると  $\text{Na}_2\text{S}$  を加えた場合の基質除去等について、経時的に変化を追跡した。初期汚泥濃度は、pH 4 の時 1,500 mg/l, pH 9 の時 1,100 mg/l であった。Chen<sup>4)</sup> によりイオウは水中の酸素を消費することが認められており、 $\text{Na}_2\text{S}$  のみを水中に溶かせ、バッ気をすることによる酸素消費について実験をおこなった。結果を表-2 に示す。定量的関係をもとめることはできなかつたが、イオウの酸素消費は明らかである。また、 $\text{Na}_2\text{S}$  を使用する場合の酸素消費について測定しなかつた。基質除去につれて、結果を図-3 に示す。全く阻害がないとはみなせないが、以下の考察で問題となる程ではないことがわかった。

### § $\text{Na}_2\text{S}\cdot\text{H}_2\text{O}$ による阻害抑制

表-1 人工下水組成表

組成		$\text{BOD}_5 1,000 \text{mg/l}$
D-グルコース	1,000 mg/l	
硫酸トリウム	32.9 g	
酢酸アンモニウム	43.0 g	
A.B.C.D 液	1.5% v/v	
蒸留水	1,000 ml	
C/N	4.76	

表-2  $\text{Na}_2\text{S}$  による酸素消費

S (mg/l)	O <sub>2</sub> 消費量 (mg/l)	O <sub>2</sub> /S (mg/mg)
10	4.59	0.46
30	8.46	0.28
50	18.46	0.37

pH4・pH9で副放堵養した汚泥を、初期濃度が1,700mg/lになるよう調整し、グリコース500mg/l、銅25mg/lを投入した。任意時間後にイオウ濃度30mg/lとなるようNa<sub>2</sub>S・9H<sub>2</sub>Oを投入し、基質除去率を測定した。代謝活性をみるために、酸素消費につれて検討を加えるべきであるが、すでに述べたようにイオウによる酸素消費がある上で、汚泥のみの影響をみることができる。測定しなかつた。基質除去につれて結果を図-4に示す。この実験に先だつておこなつた実験において、pH4つまりCu<sup>2+</sup>が支配的である場合、銅による阻害度は小さく、短時間のうちに基質除去がおこるところから、2～3のZ<sup>2</sup>、Na<sub>2</sub>Sは5,15,30,60分後に投入した。図-4でも、銅の阻害効果は小さく、Na<sub>2</sub>Sの効果は顕著ではないが、除去能回復がみられる。

pH9つまりCu(OH)<sub>2</sub>が支配的である場合、阻害効果が大であることがわかつ、2～3のZ<sup>2</sup>、5分、1,3,5時間後にNa<sub>2</sub>Sを投入した。銅添加後5分目にNa<sub>2</sub>Sを投入した場合、銅の阻害作用はほぼ完全に抑制され、基質除去能回復がみとめられる。1時間目に投入した場合も不完全ではあるが、明らかに機能回復がみとめられ、投入後4時間目には基質がほぼ完全に除去された。しかし、3,5時間目に投入した場合、いく分の機能回復がみるもの、大きな効果はみとめられない。活性汚泥の平均世代時間が1～2時間程度であることを考慮すると興味ある。この実験により、長期間重金属と接触しておる活性汚泥には、Na<sub>2</sub>Sによる機能回復は望めないようであるが、CuSはほとんどどの阻害作用をもたらすという先の結果により、Na<sub>2</sub>Sと銅の添加順序をかえるとによる効果について検討した。基質とNa<sub>2</sub>Sを投入後15分目に銅を投入した場合の基質除去率を对照との場合とあわせて図-5に示す。

CuSがほとんどの阻害作用をもたらすとから予想されるよう、Na<sub>2</sub>Sをあらかじめ投入しておいた場合、銅の阻害作用は抑制しうる。

### まあとわりに

つきの2ヶ結論がつけられる。  
①長期間重金属と接触しておる汚泥へのNa<sub>2</sub>Sの効果は小さい。  
②Na<sub>2</sub>SがDOを消費する。  
イオン態である水酸化物態であり、銅はイオウとの間にCuSをつくり、CuSは少なくとも50mg/l程度では阻害作用をもつておらず、これらから、前処理としてNa<sub>2</sub>Sを生下水や沈砂後水に投入して重金属を不活性化し、沈殿除去することにより、曝気槽での重金属阻害を軽減しうる。

### (参考文献)

- 1) T.M. McCalla, "Cation Adsorption by Bacteria" Jour. Bact. (1940)
- 2) P.L. Carpenter, "Microbiology" W.B. Saunders Co. London (1961)
- 3) F.E. Moorey, "The Toxicity of Cadmium to Anaerobic Digestion; Its Modification by Inorganic Anions" W.P.C. (1971)
- 4) K.Y. Chen et al., "Oxidation of Sulfide by O<sub>2</sub>: Catalysis & Inhibition" ASCE (1972)

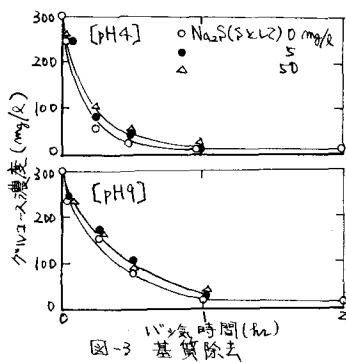


図-3 基質除去

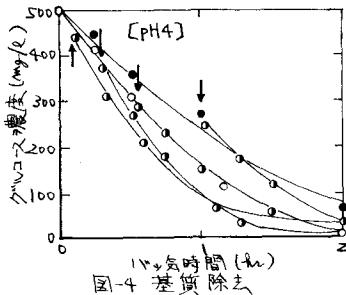


図-4 基質除去

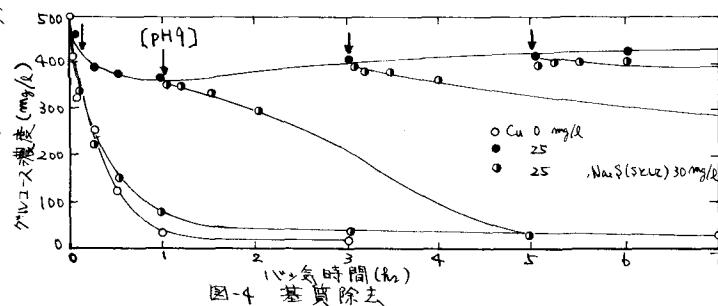


図-5 基質除去

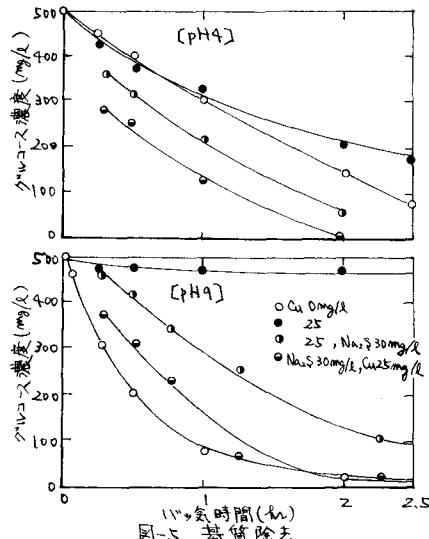


図-5 基質除去