

## 微量有機元素定量装置を用いて活性汚泥に関する研究

京大 正員 岩井重久  
京大 正員 大塙敏樹  
京大 学生員。棚田武司

### §.1 はじめに

都市下水や有機性産業廃水等の浄化処理を行なう場合、最も多く採用され、かつ好成績を挙げていいる活性汚泥法を中心とした実験を行ない、これらの過程でらむ生物化学的分解を定量的に表現するに当り従来と異な、て方法を取り入れて。すなわち、生物化学的分解機能を示す指標として曝気槽内の浮遊物質濃度(MLSS)が従来から採用されてきしが、都市下水処理においても、処理能力がこの濃度のみによらず定量的な解析が困難である点を修正するため、揮発性の有機物濃度(MLVSS)で置き換えることが提案されて。しかし、多量の非活性汚泥生物が混入する汚水処理において、酵素化学反応を取り入れて有機性産業廃水を含め活性汚泥処理を定量的に検討するためには、いわゆる酵素を代表するものとして揮発性有機物濃度を取り入れ、BOD値で示される物質を基質と考えること自体にも問題があり、酵素濃度に直接関係のある成分を定量的に表現しなければならない。

このためにはまず、各種の活性汚泥生物全体の組成を明らかにする必要があり、これらの組成を求め、生物化学的反応に必須の元素、例えはN, Pの値から酵素濃度を推定することが考えられる。

また、BOD値は下水、産業廃水間で相当な値の変動があり測定誤差も大きいので、この代りに汚水中の有機性炭素の量とその結合方式でもって代用することが考えられる。

このような方法は従来の浄化機能を測定する方法に改良を加えると同時に、生物処理を円滑に行なうための環境を維持、調整する上に重要な意味がある。

### §.2 実験結果および考察

#### (I). 分析法

##### a. 微量有機元素定量装置による炭水素、窒素の定量

有機元素分析とは目的とするC, H, N等の成分を適当な方法によつてガス化し、これを一定量の適当な吸収剤に捕えてその重量増加により定量したり、適当なガスビュレットを用ひて発生体積を測定して定量する方法であつて、重量分析のうちのがス吸収法と呼ばれる分析法である。

分析試料は乾燥状態でなければならぬので、まず加温して蒸発濃縮しある程度体積を減じてから70°C恒温乾燥器中で充分に乾燥させそれをメノウ乳鉢で均一に近くするまで細かく碎いて分析試料としや。

##### b. リンの定量

aに於ける分析試料の既知量を希硫酸と共に弱火でリンが飛ばない様に加熱して試料の有機物を酸化分解してリン酸イオンを含む溶液を作り、これで口通した溶液の適量を希釈してよりに対してモリブデン酸アンモニウム法で呈色させ光度計より算出した。

### c. 装置試料による分析装置の検定

標準分析試料として試験特級の glucose, グルタミン酸ソーダ, 塩化アンモニウム, 尿素を用いて分析した結果を示すと右表のようになる。分析操作および環境条件等を考慮すればこの装置は実験に用いて差支えないと思われる。

### (IV). 分析

#### a. 都市下水処理場における分析

京都府鳥羽下水処理場の曝気槽への流入水、曝気槽からの流出水、その曝気槽内の活性汚泥とを採取した。槽内には無機物質や活性汚泥で分解された有機物質、非活性汚泥生物等を含んでいたため、槽中の浮遊物質 (MLSS) の組成は活性汚泥生物の組成と等しくはない。従って活性汚泥生物の元素組成を知るためにその採取して MLSS を沈殿分離して濃縮されたものをバッチ式で好気的分解せしめ活性汚泥生物の自己分解 (endogenous phase) の性質を利用して、すなわち好気的分解の前後の組成と濃度から活性汚泥生物の組成を算出する。右次表の通りにな。

	C (%)	H (%)	N (%)	P (%)
採取後 24h 曝気槽の sludge	57.9	6.90	7.74	1.21
採取後 271h 曝気槽の sludge	49.0	6.71	7.68	2.45

	浮遊物質 mg/L	灼熱減量 mg/L	燃熱減量 mg/L	C (%) (ppm)	H (%) (ppm)	N (%) (ppm)	P (%) (ppm)
24h 曝気槽	4610	79.8	3680	1910	254	285	447
271h 曝気槽	2630	67.1	1268	865	118.9	135.5	432

但し、曝気中はサーモスタットで 18°C に保つ。上表より曝気で減少し C/H/N/P を求めると C = 1045 ppm, H = 135.6 ppm, N = 149.5 ppm, P = 1.5 ppm となる。又減少して灼熱減量物質が 1912 ppm だから、活性汚泥微生物 (京都鳥羽下水処理場) の組成は、C =  $1045 / 1912 = 54.6\%$ , H = 7.10 (%), N = 7.82 (%), P = 2.34 (%), と T.S. Hoover & Porges が示すように表わすと (Pも加えて)  $C_{60}H_{93}O_{23}N_7P$  となる。

このように活性汚泥微生物の組成を求めておけば、曝気槽中の浮遊物質 (MLSS) の P の定量をすればだけで活性汚泥微生物の濃度が算出できる。

次に曝気槽への流入、流出水の分析結果は右表の通りである。採水時が冬期であり、また曝気槽の滞留時間もほとんど無視しうため水質の変動が大きく従って除去率はかなり低下している。

以上のように分析すれば活性汚泥処理の activity の一つの factor (無機物質量 or 活性汚泥微生物量 or 活性汚泥濃度) をつくり出すことが出来る。

	無機物質 mg/L	活性汚泥 mg/L	灼熱減量 mg/L	C (%) (ppm)	H (%) (ppm)	N (%) (ppm)	P (%) (ppm)
流入水	27.1	3.55	5.45	0.885			
流出水	20.2	1.42	2.28	/			

#### b. glucose を用いて標準活性汚泥の調整と分析

連続処理が可能な pilot plant を試作し、活性汚泥濃度と処理効率との関係を元素分析値から考察し栄養条件とその維持に関する基礎的検討を行ふ。