

# 活性汚泥の諸特性に与えるエアレーション量の影響について

東北大学工学部 松本順一郎  
東北大学工学部 ○羽田 翔夫

## 1. はじめに。

エアレーションの役割は、活性汚泥に酸素を与え、槽内の浮遊物質を循環させ、基質との接触を増大させること等であるが、同時に、その後に続く沈殿プロセスに悪影響のない汚泥を維持しなければならない。本実験では、懸念される、現在攪拌量とて不確かな量である空気量を変化させて槽内の混合度合を変え、これが汚泥の基質除去特性や酸素吸収速度、また汚泥の大きさや沈殿特性等(=与える影響について実験検討した)。ここで、主に基質除去特性と酸素吸収速度について考察する。

## 2. 実験装置及び方法。

実験は、1日1回投入のバッチ式で

4種のエアレーションタンク(容量は10 l又は20 l)について行なう。

空気量は各々0.25, 0.5, 1.0及び2.5 l/min/lとし、FMK(0.075, 0.3及び0.6)を変数とした。汚泥は、MLSSを約3,000 ppmに保ち、各々のF/M比で約2週間動かし実験を行なった。基質はスキムミルクを用いた。

基質の除去特性としては、COD( $KMnO_4$ )を調べ、酸素吸収速度は、恒温水槽内で $DOD = -\frac{dC}{dt}$ (=より測定)した。

## 3. 結果及び考察。

### 1). 基質の除去特性。

活性汚泥による浄化反応理論には、1相説と2相説とがあるが、ここでは2相説によ、2考察することとする。

$$\text{式1相: } \frac{dc}{dt} = -K_1 \cdot S \quad (1)$$

$$\text{式2相: } \frac{dc}{dt} = -K_2 \cdot S \cdot C \quad (2)$$

ここで  $K_1 = COD$  除去反応速度定数 ( $ppm/10^3 \text{ hr}$ )

$$K_2 = " " \quad (1/10^3 \text{ hr})$$

投入された基質は、活性汚泥による吸着と生物的酸化により溶液から除去される。F/M比が大きいと酸素

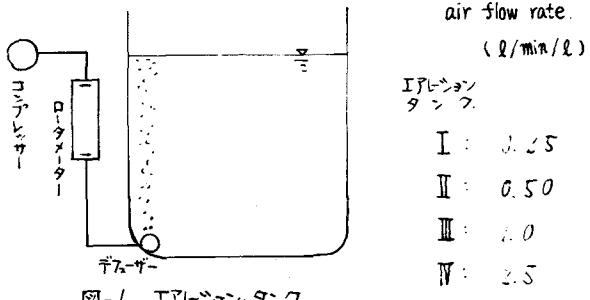


図-1. エアレーション・タンク

表-1. COD除去反応速度定数

FMK	0.075		0.3		0.6	
	K <sub>1</sub>	K <sub>2</sub>	K <sub>1</sub>	K <sub>2</sub>	K <sub>1</sub>	K <sub>2</sub>
I	106.7	0.082	154.3	0.0290	-	0.00577
	69.3	0.140	236	0.0481	583.6	398.
	87.9	0.102	148	0.0253	292.5	823.
	51.3	0.171	-	0.0286	-	-
	55.3	0.207	-	-	-	-
	70.8	0.138	-	0.0328	-	0.00766
II	150	0.093	100	0.0408	-	0.0101
	165.5	0.173	216	0.0284	520	0.0211
	142.8	0.116	89.6	0.0273	539	0.0084
	105.7	0.179	-	0.0347	-	-
	88.9	0.212	-	-	-	-
	140.8	0.156	-	0.0328	-	0.0182
III	149.2	0.093	308	0.0570	138.5	0.0646
	179	0.237	127.5	0.0639	144	0.0772
	150	0.120	130	0.0740	229.8	0.0633
	86.2	0.175	152.3	0.0822	-	-
	129.1	0.230	-	-	-	-
	142.8	0.175	-	0.0693	-	0.0684
IV	168.8	0.124	380	0.0896	138.5	0.0939
	117.5	0.204	136.5	0.0659	145.8	0.0808
	175	0.128	131.6	0.0809	481.1	0.0675
	86.3	0.209	753.4	0.0451	-	-
	76.1	0.137	-	-	-	-
	124.2	0.156	-	0.0704	-	0.0807

初期では、基質の除去速度は基質濃度に無関係に一定であり、減衰増殖期に入ると基質濃度に比例減少することになる。

図-2には、FM比を変数とした4種の藻類群のCODによる基質除去特性の一例を示す。これらから(1)式を用いて計算した $K_1$ 及び $K_2$ の値を表-1に示す。これらの結果から、 $K_1$ はFM比が小さい時空気量による $K_1$ の差はIとIIの間が大きく、I < II < III > IVの順であるが、FM比が大きいほどと基質投入時にラグ現象も考えられる除去速度が見られ、かつFM比が大きい時

明らかに傾向が認められる。また $K_2$ はFM比が小さい時

より同じ値を示す(空気量による差は認められないが、FM比が大きいほどとI, IIとIII, IVとの間の差が大きい)。例えばFM比が0.3の時、 $K_2$ の値が2倍かFM比0.6で5~6倍と増大している。これは、減衰増殖期に於ける基質の除去特性が、特にFM比が大きい時にかなり空気量の影響を受けることと見てよいと言えよう。また、空気量の比が2.5倍の基質IVとIIIの $K_2$ の値の間に、あまり大きな差はないことが認められる。

## 2) 酸素吸収速度

汚泥の活性度と、基質を投入した時の酸素吸収速度と併せて、FM比、攪拌強度等を変えて4種の汚泥について酸素吸収速度を測定した。その例を図-3に示す。

この結果から、汚泥による基質の除去特性が汚泥自体の酸素吸収速度(=比)するものではなく、汚泥と基質との接触時間と、流量(=ノズル)によって多められる。が、汚泥の酸素吸収速度は、汚泥の引致条件、基質の種類、FM比、残存基質量、水温等に影響されると言えられる。

これら相互の影響については未だ多く、従って現在の時点での明確な判断はまだつかない。今後これを検討し、除去特性との関連を考察していく予定である。

謝辞：本研究を行ったにあたり、多くの方々の協力を得た東北工業大学学生川村泰竜、三沢信裕両君並びに職員諸君に深謝致します。

