

## 活性汚泥法による豚舍廃液処理について

|          |        |
|----------|--------|
| 東北大 工学部  | 松本順一郎  |
| 東北工大 工学部 | ○ 大沼正郎 |
| 東北工大 工学部 | 江戸敬次郎  |

### 1 まえがき

食生活の習慣が欧米諸国に影響されたにつれて、蛋白源として豚肉が摂取されるようになり出した。この結果、都市近郊の農村と養豚事業が盛んに行なわれている。一般に養豚業の者は中小企業が多く、豚舍廃液(特に尿)の処理には躊躇心の場合が多く、これらをあまり処理せずに放流するので、放流水域の環境は非常に悪化し放置傾向となつてゐる。

本報告はM県における養豚業者より比較的規模の大きいH牧場(豚8,000~10,000頭)から廃水をもろ豚舍廃液を酸化槽で処理し、その後流水、2次処理に活性汚泥法を併せて処理する場合の可能性を室内規模で実験試験で検討する。

### 2 実験装置、実験材料、実験方法

図-1には実験装置を示す。実験装置は貯藏室をもつたために、敷地をつくつてある。曝気槽内の液体の容積は1.25L~10Lであり、汚泥の挙動を観察しやすくなるため曝気槽は透明樹脂化ビニール製である。廃液は毎日定量ずつ曝気槽へ投入される。

廃液はH牧場酸化槽放流水である。

実験は2つのグループに分けておこなつてある。第1グループは曝気時間48時間、曝気時間24時間のもつたときNo.1, No.2とし、第2グループは曝気時間12時間、6時間、3時間であり、これらをNo.3, No.4, およびNo.5とする。実験に使った空気量はNo.1, No.2, では10.3L/L分、No.3, No.4, No.5では各々0.5L/L分、1L/L分、2L/L分とする。

### 3 実験結果

本質験はうち主なもの、平均値を表-1に示す。表-1中曝気槽内のDOは溶存酸素計により測定をしてある。図-2には活性汚泥法のBOD除去率、横軸にST(MLSS×曝気時間)を示す。この結果、廃液を活性汚泥法で処理する場合、BOD除去率とSTは直線関係にある、STが30(ppm×時間)以上では安定した処理効率が得られる。Vガラス管、透視度、NH<sub>3</sub>-Nの除去についてはあまり芳しいものとは言えない。特にNH<sub>3</sub>-Nの除去についてはあまり効果がなく、放流水域を汚染させ、藻類の生

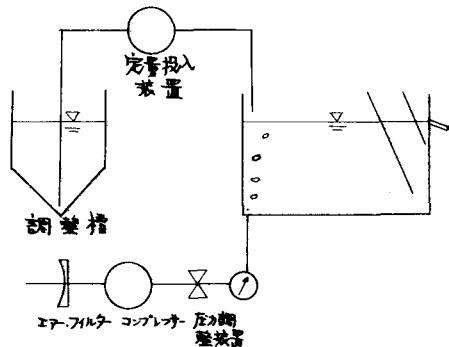
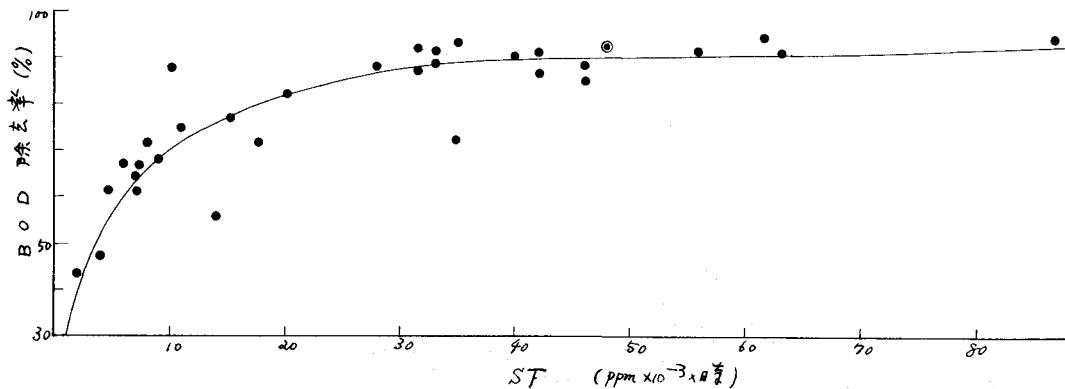


図-1 実験装置

表・1 水質試験平均値

|                       | 曝氣時間  | BOD     | BOD負荷    |          | SS      |           | PH  | アルカリ度     | 溶解性イ    | NH <sub>3</sub> -N | SV     | SVI | DO     |
|-----------------------|-------|---------|----------|----------|---------|-----------|-----|-----------|---------|--------------------|--------|-----|--------|
|                       |       |         | 容積       | 汚泥       | 放流水     | M.L.      |     |           |         |                    |        |     |        |
| 流入水                   | —     | 176 ppm | —        | —        | 340 ppm | —         | 7.5 | 1,355 ppm | 145 ppm | 197 ppm            | —      | —   | —      |
| 放流水 N <sub>0</sub> .1 | 48 間隔 | 12 ..   | 28.3 ..  | 0.075 %  | 193 ..  | 13.81 ppm | 8.6 | 990 ..    | 125 ..  | 129 ..             | 3.0    | 43  | —      |
| 放流水 N <sub>0</sub> .2 | 24 .. | 22 ..   | 176 ..   | 0.113 .. | 304 ..  | 13.91 ..  | 8.6 | 1,625 ..  | 166 ..  | 157 ..             | 5.6    | 42  | —      |
| 流入水                   | —     | 115 ppm | —        | —        | 340 ppm | —         | 8.1 | 2,263 ppm | 250 ppm | 367 ppm            | —      | —   | —      |
| 放流水 N <sub>0</sub> .3 | 12 間隔 | 26 ppm  | 230.8 .. | 0.254 %  | 339 ..  | 1000 ppm  | 8.5 | 1,608 ..  | 215 ..  | 285 ..             | 6.0    | 56  | 46 ppm |
| 放流水 N <sub>0</sub> .4 | 6 ..  | 39 ..   | 461 ..   | 0.403 .. | 411 ..  | 1321 ..   | 8.7 | 1,670 ..  | 215 ..  | 286 ..             | 6.5    | 48  | 5.6 .. |
| 放流水 N <sub>0</sub> .5 | 3 ..  | 45 ..   | 122 ..   | 0.349 .. | 262 ..  | 3290 ..   | 8.4 | 1,743 ..  | 195 ..  | 287 ..             | 7.9 .. | 40  | 3.9 .. |



図・2 BOD除去率とST

育を保がすであろうといふことが推察される。

図-3. 橫軸に  $\Delta S/S$  (汚泥増量/日),  
横軸に  $Lr/S$  (1日当たり除去BOD/初期BOD%)

をとり各実験値、平均値を因示していふ。

この結果ほぼ直線回帰が可能であり、 $Lr/S = 0.05$ 附近で  $\Delta S/S \approx 0$ となる。この結果、BODが90%前後除去する範囲では、BOD汚泥負荷を0.05 kg/kg日以下とするとき汚泥増量はほとんどないと言えられる。またBOD汚泥負荷が0.10 kg/kg日付近でも、汚泥の増量が少く、汚泥の維持管理が容易となる。また市

性汚泥の沈殿速度は非常に速く、汚泥がバルキン化をして沈殿速度がおとくなるといふ現象は観察されない。

図・4. 橫軸に  $O_{2}/S$  (1日当たり活性汚泥酸素吸収速度), 橫軸に  $Lr/S$  をとり、各実験値を因

示してある。活性汚泥法の酸素吸収量  
度の測定装置は手製である。<sup>1)</sup> 実験回数が  
まだ少なく断定できないが、図より、近  
似的に次式が成立しよう。

$$\frac{O_2/S}{L/S} = L/S + 0.05$$

この値は von d. Emde <sup>2)</sup> 及 Eckenfelder <sup>3)</sup> の  
値とよく近似している。

以上。現実から、豚糞廻流を酸化槽で処  
理し、その放流水を活性汚泥法で処理する  
には、比較的容易に処理が可能であると言  
えられる。

#### 4. まとめ

H牧場から産出される豚糞廻流を酸化槽  
で処理し、その放流水を2次処理として活性  
汚泥法で処理したところ、次の事がわかる。

1) S-Tを30(ppm $\times 10^3$ ×10<sup>-3</sup>)以下とすると効率的な処理効率が得られる。

2) 活性汚泥の沈殿速度は遅く、BOD汚泥負荷を0.05 kg/m<sup>3</sup>日以下では汚泥増量がほとんどなく、BOD汚泥負荷が0.10 kg/m<sup>3</sup>日附近になると汚泥の増量がほんとうござり、汚泥の維持管理は容易である。

3) 酸素吸収速度について他の研究者の測定値と近似している。

4) BOD以外の除去はあまり詳しくではなく、今後の課題となる。

#### 5. 参考文献

- 1) von der Emde W., Beitrag zu Versuchen zur Abwasserreinigung mit belebtem Schlamm, Hannover (1957)
- 2) Eckenfelder W.W. and O'Connor D.J., Biological Waste Treatment, Pergamon, (1961).

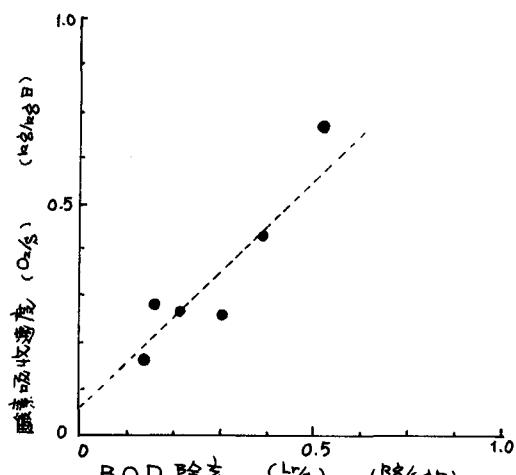


図. 4 酸素吸収速度とBOD除去