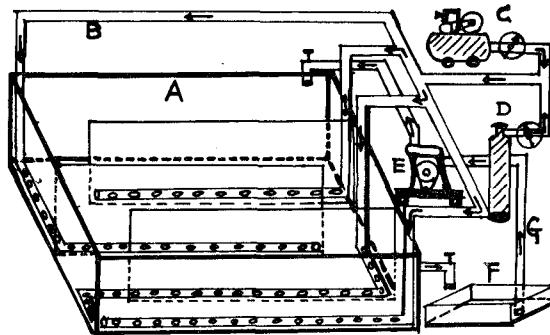


# 有機性廃液のクロレラ処理に関する実験的研究

東北大学大学院 学生員 ○許 政權  
東北大学工学部 学生員 竹提 貞美  
東北工業大学工学部 学生員 石岡 浩

## §1. 緒言

近年における高濃度有機性廃液処理の最も有効な方法として、嫌気性消化槽による消化処理があげられる。また、消化した脱離液の処理に対して最も代表的な方法として散水床法と活性汚泥法が行なわれている。最近クロレラを用いた処理も開発されている。この法によれば廃棄物



A. 培養槽  
B. 通気管  
C. コンプレッサー  
D. 炭酸ガス  
E. 定量ポンプ  
F. 収穫槽  
G. 送水管

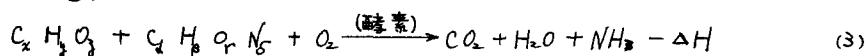
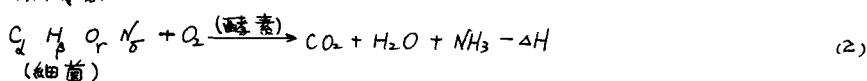
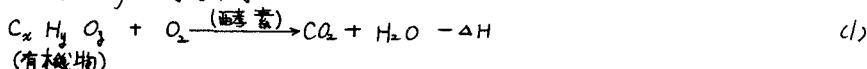
## 図1. 実験装置

を有用資源として利用し、特に副産物のクロレラは同じ植物蛋白質でもそのアミノ酸組成が優れ、その他にビタミン類も多量に含まれ、食物源として着目されており、このようなクロレラ回収に関しても検討することが本研究の目的の一つである。

## §2. 理論的根拠

古くから污水を池に流入させ、時間を経過した時、池の表面は清潔になることが知られている。これは一部に細菌と藻類との共生による浄化のためである。クロレラは藻類の一種であり、光合成によって増殖するときに廃液中の  $\text{CO}_2$ ,  $\text{NH}_3$  および無機酸化合物 ( $\text{Na}^+$ ,  $\text{Mg}^{2+}$ ,  $\text{P}^{3-}$  など) を吸収し、これによる2段階の浄化作用が行なわれる。

第一段階は次のように行なわれる



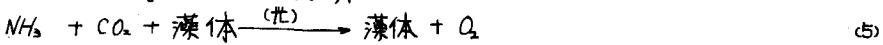
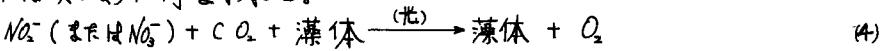
第二段階は有機物を細菌が分解酸化し、そのときに生じる炭酸ガス、アモニア、リンなどを利用してクロレラが利用して光合成によって成長する、このときに発生する酸素を細菌が再利用することが可能である。

### (A) クロレラの炭素源としての $\text{CO}_2$

クロレラの藻体は約 50% が炭素からできている。培養処理進行中、クロレラと細菌の共生によって有機酸を炭素源として実際的に不充分である。一般には 1~5% の濃度に  $\text{CO}_2$  を空気と一緒に通気している。

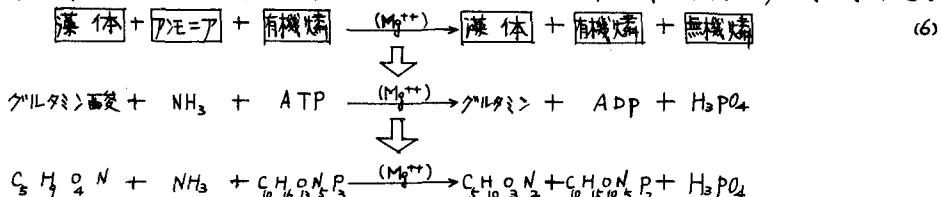
### (B) クロレラの窒素源としての $\text{NH}_3$

クロレラの一般組成にて、 $\text{C}$ は50%の蛋白質を含有し、この蛋白質は約16%の窒素を含んでいる。クロレラの窒素源として大気中の窒素ガスを利用できないので、したがって利用できる無機態窒素( $\text{NO}_3^-$ ,  $\text{NO}_2^-$ ,  $\text{NH}_3$ )には次のように行なわれる。



### (c) クロレラの燃焼と $\text{PQ}^{--}$

藻体の細胞合成には炭素や窒素との他に燃焼必要であることはよく知られている、しかし有機燃焼としてクロレラが吸収できない。G.V.Levin と Thomas の研究によると有機性廢液の燃焼は又クレオチド(Nucleotide)の構成原でアデニルシトジヌリン酸(Adenosine Triphosphate すなわちATP)などの形をとて、藻体のエネルギー代謝に密接な関係をもつて、反応過程は次のように行なわれる。



### 33. 回分培養実験

#### (1) 実験装置および操作

実験装置は、図1のよう示す。用いた実験材料はクロレラの種とし、東京大学応用微生物研究所より約3か月培養したもの用い、し尿消化脱離液は船岡し尿処理センター消化槽より採取し、水道水で10倍希釈したもの用いる。培養条件は照度3000~5000 Lux, 温度27~28°C, 通気1分間当たり1.0~1.2 l(中K air 95%,  $\text{CO}_2$  5%), PH毎日1回に調整する(6.0附近), 接種6pcv(Packed Cell Volume), 滞留一週間, 培養量25 l。実験方法は無循環式および循環式培養であり、後者におけるTは1分間100 mlを返送とする。

#### (2) 実験結果および考察

図2は培養日数7日間ににおける無循環式と循環式の培養結果の比較曲線であり、除去率として前者ではBOD 89.77%,  $\text{NH}_4^-\text{N}$  42.41%,  $\text{PQ}^{--}$  30.82%, 後者ではBOD 92.46%,  $\text{NH}_4^-\text{N}$  50.94%,  $\text{PQ}^{--}$  35.21%、循環式の培養効果が得られた場合良好である。この実験結果によれば循環式における結果は無循環式より有効であり、原因は循環的における培養液の成分が均等な分布となると共に間歇照射の効果によって光エネルギーの利用率も高めると考えられる。

### 34. 連続培養実験

#### (1) 実験装置および操作

実験装置と実験材料は回分式と同様とし、培養条件は照度1000~1200 Lux(太陽光線に相当する), 温度29~30°C, 通気1分間当たり1.2~1.4 l(中K air 95%,  $\text{CO}_2$  5%), PHの調整は初期のみ(6.0附近), 接種6pcv, 滞留10日間, 培養量28.8 l。実験方法として、まず培養液が6pcvの

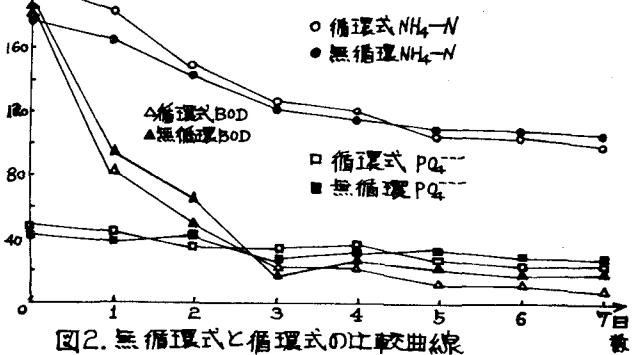


図2. 無循環式と循環式の比較曲線

クロレラ接種無循環培養を10日間行ない、その結果藻体容積は約25PCVに達した。その後周致培養を10日間空下す。すなわち第1日目は毎分6PCVのクロレラを含む100倍稀釀のし尿消化脱離液2mlの投入を行ない、第2日目には90倍稀釀を用ひ、第10日目には10倍稀釀を用ひ、その後引き続いていずれも6PCVのクロレラを含む10倍稀釀のし尿消化脱離液を1l当たり1.4mlの5N HClでpH調整して連続的投入培養を行なった。

## (2) 実験結果および考察

表1は滞留日数10日間連続運転を1か月し、その後引き続いて2回間、毎日測定して結果を示す。この結果によれば除去率は非常に良好である。これは培養条件と滞留時間が最も適した状態であったためと考えられる。

## 3.5. 培養における塩類の影響

### 3.6. 実験装置および操作

実験装置と実験材料は回分式と同様とし、培養条件は照度6000~8000Lux、温度20~21°C、通気1分間当り0.8~1.0l(中K air 95%, CO<sub>2</sub> 5%)、PH毎1回に調整する(6.0附近)、接種6PCV、滞留12時間、培養量20lである。実験方法は培養槽に塩類I、II、III、IV、Vを個々に添加し、それぞれ培養後実験に供した。塩類IはMgSO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>Oの濃度6PPM、塩類IIはTl=IL酢酸水銀(C<sub>6</sub>H<sub>5</sub>AgCH<sub>2</sub>COOH)の濃度1PPM、塩類IIIは塩類Iと塩類IIの混合、塩類IVはK<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>の濃度10PPM、MgSO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>Oの濃度6PPMおよびFe溶液、A<sub>5</sub>溶液各10mLとの混合、塩類Vは塩類IIと塩類IVの混合。ここでFe溶液はFeSO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>O 500mg、濃H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>1滴、純水250mLとした。As溶液はH<sub>3</sub>BO<sub>3</sub> 572mg、MnSO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>O 510mg、ZnSO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>O 44.4mg、CuSO<sub>4</sub>·5H<sub>2</sub>O 15.8mg、Na<sub>2</sub>MoO<sub>4</sub>·2H<sub>2</sub>O 4.2mg、純水200mLとした。

## (2) 実験結果および考察

図3から図6は前述5種の塩類を添加した培養12日間ににおける回分無循環式を培養した結果の比較曲線であり、PO<sub>4</sub><sup>3-</sup>の除去力として塩類IIIは最も有効であった。これは図2.(C)の理論によると証明されていることと合致する。この考え方の正当性についてはまだはっきりしていないが、今度一層検討するつもりである。

## 3.6. 結論

本研究の研究結果より得られた結論は次のようなものである。BODの除去率とNH<sub>4</sub>-N、PO<sub>4</sub><sup>3-</sup>の除去効果は散水汙床法×活性汚泥法より良いであった。また、1m<sup>3</sup>のし尿を用いて培養すると4~5kgの乾量クロレラを得ることができる。更に稀釀水の使用量を前述の二つの方法よりも以上少なくすることができる。最後に本処理法を今後さらに有用化するために次の諸点が考えられる。(1)照明装置の設計は太陽光線水「生」として、人工照明を「死」とする。(2)炭酸ガス源はなるべく附近の場所の廃ガスを利用する。特にガルを燃料とする場合は最適である。謝辞: 本実験を行なうに当たり、終始御指導いただき東京大学工学部教授松本順一郎先生に深謝致します。また、直接御指導下さりまし講師野瀬也先生に感謝致します。

表1. 定常運転状態の連続培養

槽 運 転 前 日	培 養 1	2	3	4	放 流 水	除 去 率
PH 5.5	6.0	5.8	5.6	5.4	5.8	
PH 6.5	6.8	6.2	5.8	6.0	6.0	
COD (PPM)	135 165	132 135	114 120	97.5 102	82.5 90	67.5 75
BOD (PPM)	190 230	61.5 82	20.5 41	12.3 20.5	8.2 16.4	8.2 12.3
NH <sub>4</sub> -N (PPM)	200 250	91.25 207	17.55 18.9	12.6 14.1	9.0 11.2	67.5 78.75
PO <sub>4</sub> <sup>3-</sup> (PPM)	4.6 5.0	44.32 46.56	31.68 33.61	35.52 38.4	28.76 32.41	28.8 31.0
藻 (PCV)	6 24	2.2 2.6	2.4 2.7	2.5 2.7	2.5 2.7	

図3. CODの変化

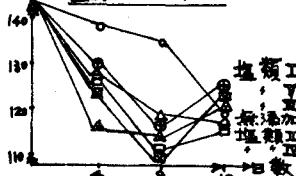


図4. BODの変化

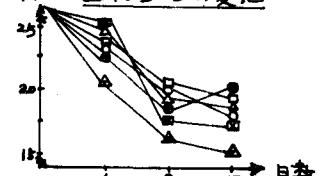


図5. NH<sub>4</sub>-Nの変化

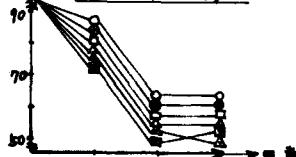


図6. PO<sub>4</sub><sup>3-</sup>の変化

