

回転円板付着生物膜の生物活性に関する研究

宮崎大学工学部 学生員 ○後藤雅子 学生員 川崎慎一郎
宮崎大学工学部 正員 増田純雄 正員 石黒政儀

1.はじめに 固定生物膜法における付着生物膜内には、多種多様な細菌が混在し、膜内の酸素・窒素・有機物等の存在条件によって、単一膜内で硝化・有機物酸化・脱窒（硝化脱窒）同時反応が生じる。この硝化脱窒同時反応に関与する細菌の生理・代謝機構を解明することは、生物学的下水処理を効率的に行う上で重要である。本文では、実廃水（都市下水）と人工下水による付着生物膜の細菌活性実験を行い、硝化に及ぼす有機物濃度の影響と生物膜界面方向の細菌活性、および生物膜の電子顕微鏡写真による結果に考察を加えて報告する。

2.実験装置および実験方法 実験装置は、図-1に示すような実水容積2.65 lの槽と直径16 cmのアクリル製円板10枚からなり、実廃水・人工下水用の2台を設置した。円板は図に示すように、付着生物膜採取時に一部分（10×60 mm）ごと抜き取れるように加工してある。電子顕微鏡用の付着生物膜試料作製は、支持体ごと抜き取った生物膜をそのまま、グルタールアルデヒドで固定し、臨界点乾燥後、エポキシ樹脂で包埋した。その膜断面と固定だけ行った試料を、走査型電子顕微鏡（Scanning Electron Microscope; S.E.M.）と透過型電子顕微鏡（Techniques Electron Microscope; T.E.M.）とで写真撮影した。生物活性の実験は、実廃水による付着生物膜を支持体の一部分ごと採取し、マイクロスライサーで深さ方向にCutting（3層に分割）を行い、ホモジナイザーで均一化し、回分実験を行った。原水は実廃水をメンブランフィルター（0.45 μm）でろ過したものを行い、溶解酸素が充分ある条件で、NH₄-N, TOC除去速度を測定した。終了後、C/N (CH₃OH/NO₃-N) 濃度比 = 4となるようNH₄-N, CH₃OHを添加し、嫌気状態で脱窒活性を調べた。硝化菌培養のため人工下水を供給し、硝化菌が充分付着生育した生物膜をホモジナイザーで均一化し、細胞測定および回分実験を行い、硝化活性に及ぼす有機物濃度の影響を調べた。なお実廃水による付着生物膜はスフェロティルス部を除去し、膜状部分を使用した。

3.結果と考察

3-1.電子顕微鏡による付着生物膜の観察 生物膜表面には凹凸があり、Cuttingはこの凸部にマイクロスライサーの刃が最初に接触した点を表面とした。この凹凸部は400 μm程度で、膜厚は約750 μmである。写真-1に生物膜断面のS.E.M.写真を示す。この写真から、膜厚は700 μmとなり、マイクロスライサーによる膜厚測定値とほぼ一致し、固定・乾燥・包埋による試料収縮はほとんどないことが判明した。写真-2に任意断面のT.E.M.写真を示す。生物膜内に原生動物が多数存在し、その一部は細胞膜内に0.5 μm程度の球菌を多数捕食しているのが観

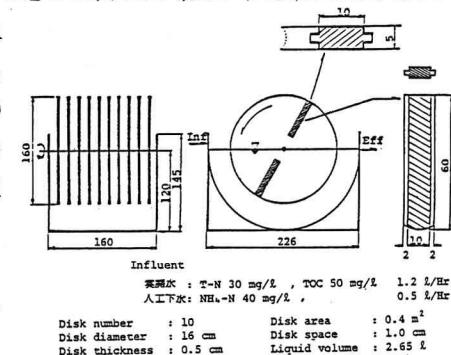
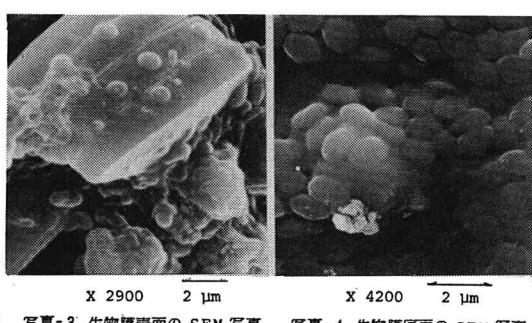
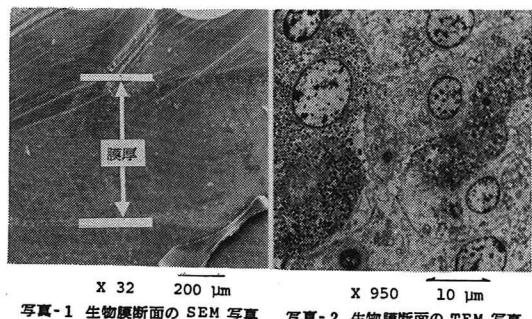


図-1 実験装置



察された。また別の断面には $1 \times 2 \mu\text{m}$ 程度の桿菌が多数見られた。写真-3.4に人工下水による付着生物膜の表面および底面のS.E.M.写真を示す。 $0.5 \sim 1.0 \mu\text{m}$ 程度の球菌、桿菌の存在が確認され、その菌数は底面の方が多く、表面には原生動物、藻類も確認された。付着生物膜のCuttingにより求めた統括的な密度は、スフェロティルス部 ($1000 \mu\text{m}$) 25 mg/cm^3 、表層部 ($400 \mu\text{m}$) 38 mg/cm^3 、中層部 ($200 \mu\text{m}$) 79 mg/cm^3 、および底層部 ($150 \mu\text{m}$) 77 mg/cm^3 となり、底部ほど密度が高いことが判明した。

3-2. 付着生物膜内の細菌活性 図-2.3に実験水による付着生物膜内への各層における $\text{NH}_4\text{-N}$ 、TOC濃度と反応時間の関係を示す。本文では、 $\text{NH}_4\text{-N}$ 、TOC、および $\text{NO}_3\text{-N}$ の生物膜単位体積当たりの除去速度を活性度と定義し、除去速度を菌体量 (MLSS) で除したものと活性度と定義する。表層・中層・底層部における硝化・有機物酸化の比活性度の実験値を平均すると、それぞれ 0.28 、 0.20 、 0.24 day^{-1} 0.70 、 0.60 、 0.46 day^{-1} である。また、脱窒の比活性度は、 0.20 、 0.19 、 0.22 day^{-1} であった。硝化・脱窒の比活性度は各層ともほぼ一定であり、有機物酸化の比活性度は表層部ほど高い。以上の比活性度より生物膜内の表層・中層・底層部の有機物酸化活性度は、それぞれ 0.311 、 0.267 、 $0.203 \text{ g/m}^2\text{s}$ 、硝化活性度は、 0.125 、 0.089 、 $0.103 \text{ g/m}^2\text{s}$ 、脱窒活性度は、 0.089 、 0.086 、 $0.097 \text{ g/m}^2\text{s}$ となる。この活性度と実測値（液体本体の $\text{NH}_4\text{-N}$ 、 $\text{NO}_3\text{-N}$ 、TOC濃度）を用いてシミュレーションを行った結果、脱窒fluxは $0.066 \text{ g/m}^2\text{h}$ となった。実測した脱窒fluxは、 $0.038 \text{ g/m}^2\text{h}$ で、シミュレーション値の方が大きい。このことは、シミュレーションの場合には TOC の全部が分解されるとしているが、実際には有機物の分解に難易があるためと考えられる。図-4に人工下水による付着生物膜の比硝化活性度と有機物濃度の関係を示す。この生物膜の菌濃度は、他栄養性細菌 1.8×10^6 、通性嫌気性細菌 2.1×10^5 、アンモニア酸化細菌 9.2×10^5 、亜硝酸酸化細菌 7.1×10^2 、脱窒細菌 1.5×10^2 個/ mg である。○印は人工下水で 6か月以上上部致した生物膜を用いた場合であり、C/N 濃度比 (以下 C/N) 0.2 以下では、比硝化活性度は有機物濃度に依存せず一定 (0.51 day^{-1}) であり、C/N = 0.2~0.5 では有機物濃度の増加に伴い活性度は減少し、更に C/N 0.5 以上では一定 (0.28 day^{-1}) となる。▲印は有機源として CH_3OH を添加し C/N = 0.5 の人工下水で約 1ヶ月間培養した生物膜の場合である。C/N = 0.25 までは、 CH_3OH 無添加の場合と同じ活性度を示すが、C/N 0.25 以上では高く (0.41 day^{-1}) なっている。このことは有機物による副養の有無によって生物膜の比硝化活性度が変化することを示し、培養のなり場合には有機物濃度の影響が大きいことが判る。

4. おわりに 付着生物膜内の細菌活性の測定と膜の電子顕微鏡観察によって次の様な結果が得られた。
 1). 生物膜の密度は、表層部で約 40 mg/cm^3 、中・底層部で約 80 mg/cm^3 であり、S.E.M.写真からも底部の方が菌数が多い事が観察された。2). 生物膜内の深さ方向の硝化・有機物酸化・脱窒活性を定量化することができた。3). 硝化活性は有機物濃度の影響を受け、有機物濃度が高くなると活性度は低くなる。今後、T.E.M.用試料作製の改善、生菌数の測定方法などを検討し、膜深さ方向の菌密度分布の研究を進展させていただきたい。またシミュレーションモデルについても更に検討を行う予定である。最後に、本研究に御協力戴いた関係各位に謝意を表します。

参考文献

- 1). 遠山 旗 極端試験のための超薄切片法 食品出版社センター 1983.8
- 2). 寺川洋子、柳田幸一郎、増田義隆、高畠義公 硝化菌活性評定による複合下水処理に関する研究 西部支部学会講演集 PP 182-199, 1985.2
- 3). 増田義雄、高畠義公、寺川洋子における硝化・脱窒・有機物酸化の同時反応のシミュレーション T水道講会前 61 号 No.262 PP 35-43, 1986.3

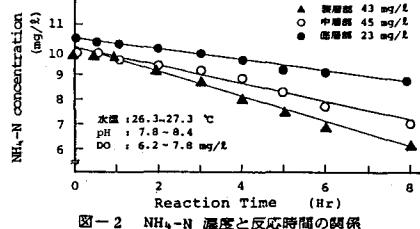


図-2 $\text{NH}_4\text{-N}$ 濃度と反応時間の関係

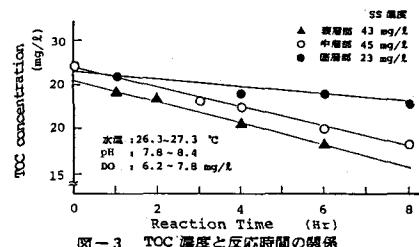


図-3 TOC 濃度と反応時間の関係

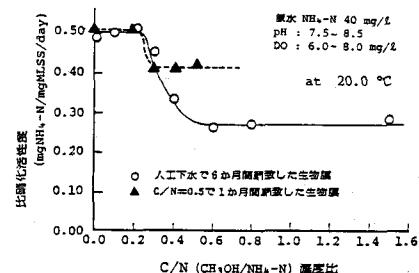


図-4 比硝化活性度とC/N濃度比の関係