# 微生物燃料電池を応用した CO<sub>2</sub>変換技術に関する研究 (その2)

浅井 靖史<sup>\*</sup> Yasufumi Asai

## 1. はじめに

微生物燃料電池(Microbial Fuel Cell,以下 MFC)の 一種である堆積物微生物燃料電池(Sediment Microbial Fuel Cell,以下 SMFC)は、底質にアノードを、直上水 中にカソードをそれぞれ設置し電気回路を形成すること で構成される.底質汚染が深刻な底生環境においては、貧 酸素水塊の発生など慢性的な電子受容体の不足が生じる ことで、底質改善が滞っているが、本技術はこのような 環境においても持続的な底質改善が可能となる.前報に おいて、化石燃料に依らず、有機化合物を分解または浄 化しながら安価に発電する電池である微生物燃料電池の 特性に注目し、この MFC を活用した微生物電解作用に よる CO<sub>2</sub> 変換(メタン生成)の可能性を確認した<sup>1)</sup>.

上記 SMFC に CO<sub>2</sub> 変換を担うカソードを連結させれ ば,底生環境を改善しつつ発電した電力で CO<sub>2</sub> からメタ ン生成を行うことが同時に可能となる.そこで今回, SMFC のアノード槽に CO<sub>2</sub> 変換を担うカソード槽とし て前回 試製セルと同様の 微生物 電解槽 (Microbial Electrolysis Cell,以下 MEC)を直接連結させた SMFC +MEC 式の CO<sub>2</sub> 変換セルを新たに試製した.本報では, 前報の MFC タイプと比較しつつ SMFC における電圧 印加による CO<sub>2</sub> 変換率の向上および底質改善効果に関 して検討した結果を報告する.

#### 2. 材料および方法

(1) 実験装置

今回試製した SMFC 式 CO<sub>2</sub> 変換セル(以下 SMFC + MEC)の仕様を表一1, SMFC + MEC および比較用の SMFC の構成を図ー1 に示す.

### (2) 実験方法

各装置,電極はチタン線とリード線を使って回路接続 を行った.

SMFC+MEC ではポテンショスタットを用いてカソ ードの電位を -0.9 V vs S.H.E. (標準水素電極電位)とな るように電位制御を行った.なお,電位制御に必要な参 照電極 (Ag/AgCl電極)は直上水中に設置した.SMFC は 1,000  $\Omega$ の外部抵抗と接続した.SMFC+MEC では電

表一1 SMFC + MEC の仕様

装置仕様(全体)	
寸法	直径 80 mm x 高さ 280 mm
直上水/底質高さ	140 mm / 100 mm
アノード	カーボンフェルト(80 x 60 x 5 mm 2 枚)
カソード	カーボンフェルト(83 x 68 x 1 mm 4 枚)
カソード槽条件(MEC)	
寸法	直径 39 mm x 高さ 130 mm
培養液	無機栄養塩培地(80 ml)
植種汚泥	研究室培養嫌気性汚泥
気相部	CO <sub>2</sub> 充填
イオン交換膜	Nafion 117



流値を、MFC では電圧値をそれぞれデータロガーにて記録した. SMFC+MEC におけるメタン生成を確認するため、定期的にカソード槽内のガス組成をGC-TCD によって測定した.また、回分的に行ったメタンガス濃度およびカソード槽内のガス体積の経時変化よりメタン生成速度を計算した.底質内の変化を評価するため、定期的に底質間隙水を採取し、水質分析として、pH,ORP、溶解性COD(以下,SCOD),SO4<sup>2</sup>の測定を行った.カソード菌相は16SrRNA遺伝子を標的とした菌相解析を実施した(次世代シーケンサによるアンプリコン解析を実施).なお、装置稼働に当たっては比較のため、直上水中にカソードを設置するSMFC および SMFC からカソードを抜いて回路接続を行わない開回路系(Control)も同時に運転した(図-1では非表示).

#### 3. 実験結果および考察

**図**-2 に SMFC+MEC と SMFC で観察された電流値 の経時変化を示した. SMFC+MEC のメタン生成は,実 験開始時に電流が増加し,その後 0.2~0.3 mA で安定し た 55 日目以降に観察された. 図-3 にカソード液容積あ

<sup>\*</sup>技術研究所環境技術グループ

たりのメタン生成量の経時変化を示した(55日以降を0日とした). SMFC+MECにおけるメタン生成速度は単位カソード槽あたりで4.6L-CH<sub>4</sub>(約2.5g-C)/m<sup>3</sup>/dayであった.また,この期間中メタン生成に利用された電子量は263Cであり,これはSMFC+MECの電流で生じた電荷量(328C)の80%(アノードで生成された電子総量に対する割合:CO<sub>2</sub>変換効率)に相当した.なお,前報におけるMFC+MECの場合の最も高いCO<sub>2</sub>変換効率(印加電圧 0.8V)が36.4%(発電菌による発電効率も考慮した場合は4.6%)であったことから,今回のSMFC+MECではCO<sub>2</sub>変換効率が約2倍高いことが示された.

図-4に MEC 槽の菌相解析結果を示す. 植種はカソ ードの植種源に使用した嫌気性消化汚泥の菌相を, バル クはカソード液中に懸濁していた微生物の菌相を, 電極 はカソード電極に直接付着していた微生物の菌相を示す. バルク, カソードとも Proteobacteria 門, 特に発電微生物 が多く報告されている Gammaproteobacteria 綱に属する 細菌群が全体の 4~7割を占めるまで増加していた. 電極 で割合が大きかった Chloroflexi 門の微生物群も本装置に おいて発電微生物として寄与していると考えられ, 本装 置のカソードには多くの発電微生物と思われる微生物群 が優占化していると考えられた. これらの結果は, 今回 の高い CO<sub>2</sub> 変換効率 (80%) に何らかの寄与をしている 可能性が示唆された. また, メタン生成古細菌の属する Archaea は電極内部で 20%近くまで増加しており電極上 でメタン生成に寄与していると考えられた.

図-5 に間隙水中の SCOD の経時変化を示す. SMFC + MEC では実験開始 20 日程度で SCOD は概ね不検出 となった.一方で間隙水中の SCOD が急激に低下した時 期(実験開始 20 日後程度まで)は装置の電流値が高かっ た時期と概ね一致しており,電圧印加を行うことで底質 内の有機物分解が促進されることを確認できた.

## 4. まとめ

SMFC+MEC 式の CO<sub>2</sub> 変換セルを新たに試製し,メ タン生成および底質改善効果について検証した.その結 果, CO<sub>2</sub> 変換効率では前報の MFC+MEC 式より約2倍 高い変換効率を確認した.また,電圧印加により底質内 の有機物分解が促進され,底質改善効果が期待できるこ とが示された.

謝辞.本研究は群馬大学大学院との共同研究の成果の一 部である.執筆にあたりご指導を賜った窪田恵一助教に 心より感謝の意を表します.

#### 参考文献

1) 浅井靖史: 微生物燃料電池を応用した CO<sub>2</sub> 変換技術に関する基礎的研究, 西松建設技報, 44 号, 2021

