# 帯水層中のメチロシスティス属 M 株の動態と トリクロロエチレンの分解に関する数値解析 NUMERICAL SIMULATION ON MIGRATION OF *METHYLOCYSTIS* SP.M

AND DEGRADATION OF TRICHLOROETYLENE IN AN AQUIFER

長谷川直紀<sup>1</sup>・江種伸之<sup>2</sup>・山本秀一<sup>3</sup>・平田健正<sup>4</sup>・川原恵一郎<sup>5</sup>・ 岩崎一弘<sup>6</sup>・矢木修身<sup>7</sup> Naoki HASEGAWA, Nobuyuki EGUSA, Shuichi YAMAMOTO, Tatemasa HIRATA, Keiichiro KAWAHARA, Kazuhiro IWASAKI and Osami YAGI

1 学生会員 和歌山大学大学院 システム工学研究科 (〒640-8510 和歌山県和歌山市栄谷 930)
 2 正会員 博(工) 和歌山大学准教授 システム工学部 (〒640-8510 和歌山県和歌山市栄谷 930)
 3 博(経) 和歌山大学准教授 システム工学部 (〒640-8510 和歌山県和歌山市栄谷 930)
 4 正会員 工博 和歌山大学教授 システム工学部 (〒640-8510 和歌山県和歌山市栄谷 930)
 5 正会員 博(工) アースソリューション(株) (〒105-0022 東京都港区海岸 1-7-8)
 6 博(理) (独)国立環境研究所 水土壤圏環境研究領域 (〒305-8506 茨城県つくば市小野川 16-2)
 7 農博 日本大学教授 生産工学部 (〒275-8575 千葉県習志野市泉町 1-2-1)

Bioaugmentation is being watched as an effective method to remedy soil and groundwater contaminated by trichloroethylene (TCE). In order to develop a numerical model to evaluate the effect of bioaugmentation using *Meythlocystis* sp.M, which could aerobically degrade TCE in an aquifer, a laboratory experiment and numerical simulations were conducted. The results showed that Monod's equation with competitive inhibition effect between TCE and methane could express the effect of TCE degradation by *Methylocystis* sp.M. Moreover, it was clarified that the maximum utilization rate of TCE was 0.005/d, and the competitive inhibition effect could be disregarded when the *Methylocystis* sp.M concentration was over 13 to 15 mg/L.

*Key Words*: bioaugmentation, trichloroethylene, Methylocystis sp.M, laboratory experiment, numerical simulation

# 1. はじめに

テトラクロロエチレンやトリクロロエチレン(以下 TCE)などの塩素化エチレン類によって汚染された地下 水の浄化方法としては、地下水揚水法が最も普及してい る.しかし、低濃度汚染が広範囲に拡がっている場合、 処理水の排出先がない場合、あるいは短期間で浄化を完 了させたい場合など、地下水揚水法が適さない現場も多 い.このような場合には、汚染物質を帯水層中で分解無 害化する技術、例えば本稿で取り上げる原位置バイオレ メディエーションなどが有効な手段になる.この技術は、 単独利用はもちろん、揚水処理で地下水中の汚染物質濃 度を十分低下させた後に、浄化を完了させる仕上げとし て用いても効果的である.

原位置バイオレメディエーションは利用する微生物

や適用方法の違いによって分類される.本研究では、帯 水層中に外部で培養した分解性能の高い微生物を栄養物 質とともに注入し、好気条件下でTCEの分解無害化を 図る好気的バイオオーグメンテーションに注目した.好 気条件下のTCE分解過程は共代謝(コメタボリズム)で ある<sup>1)</sup>.共代謝とは、ある基質を消費して増殖する生物 によって生産される酵素が、その生物のエネルギー生産、 炭素固定やその他の増殖過程とは無縁な基質も分解する 反応であり、主要なエネルギー源となる他の有機物質が 存在する場合にのみ進行する<sup>1)</sup>. TCEの好気分解に寄与 する微生物には、メタン資化性細菌、トルエン資化性細 菌、フェノール資化性細菌などがいる.

バイオレメディエーションの利用については,2005 年3月に経済産業省と環境省が「微生物によるバイオレ メディエーション利用指針」を告示しており,適切な安 全管理下での技術発展が望まれている.しかし,バイオ オーグメンテーションに関しては、現時点では実施報告 例が少なく、分解菌の挙動特性、有効性、安全性を評価 するための基礎研究を進めていかなければならない、そ の中には、適切な浄化予測のための数値解析モデルの構 築も含まれる.

バイオオーグメンテーションを対象とした数値解析 では、帯水層における微生物の挙動を解析しなければな らない.帯水層における微生物の挙動解析モデルは、移 流分散方程式に微生物特有の運動性や走化性などを組み 込んだものが一般的である<sup>2)</sup>. TCEの好気的バイオオー グメンテーションに関しては、拮抗阻害型のMonod式 をベースとした分解反応モデルを使ってTCE分解特性 を解析的に評価した研究<sup>3)</sup>、バッチ試験結果に文献3)の モデルの改良型を適用してTCE分解特性を評価した研 究<sup>4)</sup>、帯水層中のTCE分解微生物の挙動を一次元カラム 実験と数値解析によって評価した研究<sup>5)</sup>などが報告され ている. これらの研究を通して、TCEの好気的バイオ オーグメンテーションに対する数値解析モデルの基本的 な考え方は整理されている.

そこで本研究では、既往研究の成果を踏まえ、TCE の好気的バイオオーグメンテーションに対する数値解析 モデルのより一層の確立およびTCE分解特性の解明を 目指して室内土槽実験と数値解析を行った.

# 2. 方法

### (1) 室内実験

図-1は実験装置の模式図を示している.実験装置は 外寸で幅2m,奥行き1m,高さ1.5mのステンレス製ライ シメータである.この装置の奥行き中央部に壁を設けて 2槽に分け,装置の左右端には水位調節タンク(それぞれ 「前室」,「後室」と呼ぶ)を配置している.土充填部には 川砂1750kgを入れ,サンプリング孔(SW1~SW5)を約 30cm間隔で設置している.通水にはポンプを使い,前 室から後室に向かって実流速30cm/dで行った.

実験では、まずTCE溶液を前室から供給して土中水 のTCE濃度を約0.2mg/Lにした.そして、土中水のTCE 濃度が安定したことを確認後、注入水をTCE、メタン (CH<sub>4</sub>)、窒素(N)、リン(P)、およびTCE分解微生物のメ タン資化性細菌<sup>51</sup>(メチロシスティス属M株、以下「M株」 と呼ぶ)を加えた水に切り替えた.ここで、メタンは電 子供与体(基質)、窒素とリンは栄養源として注入した. 水中のTCE濃度は0.2mg/L、M株濃度は5×10<sup>7</sup>cells/mL (=52mg/L)、リン濃度は50mg/L、窒素、メタン、溶存 酸素(DO)濃度はそれぞれ10mg/Lである.

今回の実験では、窒素とリンは十分な量を注入し、 TCE分解の制限因子にならないようにした. なお、M株 は実験開始時に前室に供給した水のみに加えられており、



その後の供給水にM株は含まれていない. すなわち, TCE,メタン,DO,窒素,リンは連続注入,M株はパ ルス注入になる.実験開始から約1日後に前室内のM株 濃度はゼロになった.

2つに分けた土槽の一方には、実験開始時からM株無 添加の水を通しており、以降はM株無添加のケースを Case1, M株添加のケースをCase2と呼ぶ.

## (2) 数值解析

本研究で対象とするM株によるTCE分解過程は、メタ ンを利用した好気呼吸時に生じる共代謝である.今回の 実験では、栄養源の窒素とリンに関しては、制限因子と ならないように十分な量を供給している.よって、この 2物質は解析対象から外し、帯水層におけるTCE、メタ ン、DO、およびM株の動態を解析した.なお、前室か ら土槽への活性炭処理水の注入は断面内で一様に行って いるので、横分散の影響は大きくない.また、サンプリ ング孔から採取される水は孔内の混合水である.そこで、 今回の数値解析では、断面内の物質濃度は一定と仮定し て、以下の水平一次元モデルを使用した.

・TCE輸送方程式

$$\frac{\partial C_T}{\partial t} = \frac{D}{R_T} \frac{\partial^2 C_T}{\partial x^2} - \frac{V}{R_T} \frac{\partial C_T}{\partial x} - \frac{k_T X}{R_T} \left[ \frac{C_T}{C_T + K_T (1 + C_M / K_M)} \right] (1)$$

・メタン輸送方程式

$$\frac{\partial C_M}{\partial t} = \frac{D}{R_M} \frac{\partial^2 C_M}{\partial x^2} - \frac{V}{R_M} \frac{\partial C_M}{\partial x} - \frac{k_M X}{R_M} \left[ \frac{C_M}{C_M + K_M (1 + C_T / K_T)} \right] \left( \frac{C_O}{K_O + C_O} \right)$$
(2)

・DO輸送方程式

$$\frac{\partial C_O}{\partial t} = \frac{D}{R_O} \frac{\partial^2 C_O}{\partial x^2} - \frac{V}{R_O} \frac{\partial C_O}{\partial x} - \frac{2k_M X}{R_O} \left[ \frac{C_M}{C_M + K_M (1 + C_T / K_T)} \right] \left( \frac{C_O}{K_O + C_O} \right) (3)$$



・M株輸送方程式

$$\frac{\partial X_W}{\partial t} = \frac{D}{R_X} \frac{\partial^2 X_W}{\partial x^2} - \frac{V}{R_X} \frac{\partial X_W}{\partial x} + \mu_{\max} X_W \left[ \frac{C_M}{C_M + K_M (1 + C_T / K_T)} \right] \left( \frac{C_O}{K_O + C_O} \right) - \frac{k_T X_W}{T_C} \left[ \frac{C_T}{C_T + K_T (1 + C_M / K_M)} \right] - \lambda_X X_W \quad (4)$$

ここに、 $C_T$ ,  $C_M$ ,  $C_O$ ,  $X_W$ : 液相中のTCE, メタン, DO, M株の濃度[mg/L], X: M株総濃度(固相と液相のM株 濃度の和)[mg/L],  $R_T$ ,  $R_M$ ,  $R_O$ ,  $R_x$ : TCE, メタン, DO, M 株の遅延係数,  $k_T$ ,  $k_M$ : TCE, メタンの最大分解速度定 数[1/h],  $K_T$ ,  $K_M$ ,  $K_O$ : TCE, メタン, DOの半飽和定数 [mg/L], D: 分散係数[m<sup>2</sup>/h](= $a_L|V|$ + $D_M$ ),  $a_L$ : 縦分散 長[m],  $D_M$ : 分子拡散係数[m<sup>2</sup>/h], V: 実流速[m/h],  $\mu_{max}$ : 最大比増殖速度[1/h](= $Y \times k_M$ ), Y: 菌体転換率[-],  $T_C$ : TCE分解容量[-],  $\lambda_X$ : 減衰率[1/h], t: 時間[h], x: 距離[m]である.

TCE,メタン,DO輸送に関する基礎式(1)から(3)に は、それぞれ分解項(右辺第3項)を伴う移流分散方程式 を用いた。今回対象とする微生物分解過程では、基質と なるメタンとTCEの間に拮抗阻害の関係がある。この 関係を表すモデルは、前述したように、Oya et al.<sup>3)</sup>や北 川ほか<sup>4)</sup>によって拮抗阻害を含むMonod型の反応式とし て定式化されている。両モデルの基本的な考え方は同じ であるが、北川ほかのモデルはOya et al.のモデルを簡 略化したものである。Oya et al.のモデルはメタン濃度 が高い条件下と低い条件下に分けたMonod式を利用し ているが、北川ほかのモデルはメタン濃度の高低にかか わらず,一般的な拮抗阻害型のMonod式を利用している. 北川ほかのモデルはOya et al.のモデルのメタン濃 度が低い条件下のMonod式と同型である. この違いに より,北川ほかのモデルのフィッティングパラメータの 数はOya et al.のモデルより一つ少ない. 今回の実験で は,一時期を除いてメタンが十分存在していたとは言え ないので(後述),メタン濃度が低い場合のOya et al.モ デルと同型で,フィッティングパラメータが少ない北 川ほかのモデルを採用した.

一方,帯水層におけるM株の挙動は,運動性や走化性 を考慮しない一般的な移流分散方程式で表されることが, 中村ほかによって確認されている<sup>5)</sup>.そこで,本研究に おいてもM株移動に関する基礎式(4)には一般的な移流 分散方程式を用いた.なお,中村ほかの研究ではM株の 増殖や死滅を取り扱っていないため,ここではM株の増 殖項や死滅項に北川ほかのモデルを採用した.式(4)の 右辺第3項はメタンを利用した好気呼吸による増殖項, 第4項はTCE分解によって生じるM株の死滅を表す項(死 滅項),第5項はTCE分解以外の要因によるM株の消滅を 表す項(減衰項)である.

# 3. 結果

#### (1) 室内土槽実験

図-2はサンプリング孔SW1, SW3, およびSW5にお ける室内土槽実験と数値解析の結果を示している.まず, 室内土槽実験の結果について述べる.

今回の実験では、土槽内に30cm間隔でサンプリング



礼を配置し、実流速30cm/dで通水しているため、前室 からの注入水は1日後にSW1、3日後にSW3、5日後に SW5に到達する. すなわち、最上流部のSW1で1日後に 見られるM株濃度の上昇は、前室から供給されたM株の 到達を示している. ただし、M株の注入はパルス注入 (実験開始時1回だけ)なので、M株濃度は2日目以降に低 下し始めている.

一方、メタン濃度は連続注入しているにもかかわらず、 3日目から濃度低下が生じている.この時期のサンプリ ング孔SW1におけるM株濃度は小さいので、M株による メタンの消費とは考えられない.図-3に示しているよう に、M株無添加のCaselのSW1では、実験後半でも流入 水と同程度のメタン濃度が検出されている.すなわち、 実験後半におけるメタン濃度の低下は、Case2に特有の 現象である.メタン濃度の低下はM株以外の影響と考え られるが、今回の実験ではその原因を解明できず、今後 の課題である.

TCE濃度は、最上流部のサンプリング孔SW1で実験 開始1日後に0.1mg/L程度まで低下した.この濃度低下 は、同時期のM株濃度から、M株によるTCE分解効果と 判断できる.ただし、その後はTCE濃度が注入水濃度 (約0.2mg/L)と同じ程度にまで戻っている.これはM株 の減少によりTCE分解効果が小さくなったためと推察 される.これに対して、3日目のSW3および5日目の SW5におけるTCE濃度の低下は、両地点のM株濃度が ともに低いため、M株のTCE分解よりも上流(SW1付近) で濃度低下した水が流下した影響が大きいと推察される.

以上の実験結果を踏まえ、数値解析では実験で得られ た濃度変化の再現を試みている.

表-1 数値解析に用いた諸数値

パラメータ	数値	パラメータ	数値
V[m/h]	0.0125	$R_{M}$	1.0
$K_T$ [mg/L]	2.1	R <sub>o</sub>	1.0
$K_M$ [mg/L]	1.5	$\alpha_L[m]$	0.053
<i>K<sub>o</sub></i> [mg/L]	0.1	$k_{T}[1/h]$	0.0051
$T_{c}[-]$	0.1	$k_M[1/h]$	0.10
Y[-]	0.36	λx[1/h]	0.020
$D_M[m^2/h]$	3.6×10 <sup>-6</sup>	⊿ <i>t</i> [h]	0.01
$R_X$	1.3	$\Delta x [m]$	0.01
$R_{T}$	1.02		

## (2) 数值解析

#### a)解析条件

表-1は数値解析に用いた諸数値を示している.実流 速レは実験値, $K_T$ , $K_M$ , $K_O$ , $T_C$ ,Vは文献値<sup>3),4</sup>, $D_M$ は多孔 体中における溶存物質の一般的な値(3.6×10<sup>-6</sup>[m<sup>2</sup>/h])を 用いた.また, $R_X$ は実験終了時に測定した水相および 固相のM株濃度を利用して算定した.土粒子に吸着しな いメタンとDOの $R_M$ と $R_O$ は1.0にした.その他のパラメ ータ $R_T$ , $a_L$ , $k_T$ , $k_M$ , $\lambda_X$ はフィッティングパラメータとし, 実数値GA(遺伝的アルゴリズム)<sup>6),7)</sup>を利用して同定した. ただし,今回利用した実数値GAでは5つのパラメータ全 ての最適値を得るまでには至らなかったので,実数値 GAで得られた値を参考に,最終的には試行錯誤的に5つ のパラメータの調整を行った.

室内土槽実験では、TCE分解過程とは関係ない要因 によってM株濃度が低下した可能性が高いので、今回は 右辺第5項の減衰項でこの反応過程を表すことにした.

# b)解析結果

図-2に示したM株、メタン、TCE濃度の実験値と解析 値を比較すると、観測地点ごとの精度にばらつきはある ものの、数値解析によって濃度変化の傾向がおおむね再 現されている。特に、実験初期のSW1におけるM株濃度 の上昇と低下、M株による分解効果と思われる1日後の TCE濃度低下とその後の濃度回復状況などを再現できて おり、構築した数値解析モデルで帯水層におけるM株の 挙動とTCE分解効果の予測は可能である。

得られたフィッティングパラメータ $k_T \ge k_M$ の値を文 献値<sup>4)</sup>と比較すると、ともに文献値( $k_T$ =0.005/h、 $k_M$ = 0.094/h)と同程度であった.異なる環境条件下で得ら れた $k_T \ge k_M$ が同程度を示しているので、これらの数値 をM株によるTCE分解効果を評価する際の目安として利 用することが可能と推察される.

## 4. 考察

ここでは、前章の数値解析で得られたTCEの最大分 解速度定数k<sub>T</sub>を利用して、M株によるTCE分解効果を考 察した.本研究で対象とするTCE分解過程は、好気条



件下でM株がメタンを分解する際に出す酵素によりTCE 例はバイス が間接的に分解される共代謝であり、TCEとメタンの なバイオス

か間接的に分解される共代謝であり、ICEとメタンの 間には拮抗阻害の関係がある.そこで、M株濃度とメタ ン濃度がTCE分解に与える影響を数値シミュレーショ ンにより検討した.ここではTCE分解効果のみを評価 するため、式(1)から移流項と分散項を除いた次式を利 用した.

$$\frac{\partial C_T}{\partial t} = -\frac{k_T X}{R_T} \frac{C_T}{C_T + K_T (1 + C_M / K_M)}$$
(5)

今回は、M株濃度とメタン濃度が一定の条件下で、 TCE濃度が環境基準値(0.03mg/L)を下回るまでの時間 (浄化時間)を求めた. なお、TCEの初期濃度は室内土槽 実験と同じ0.2mg/Lとした.式(5)中のTCEの最大分解速 度定数 $k_T$ 、およびTCEとメタンの半飽和定数 $K_T$ と $K_M$ に は前章と同じ数値を使用した. また、TCEの土への吸着 はないと考え、 $R_T$ =1.0とした.

M株によるTCE分解効果を評価するために、比較対象 となる浄化時間や浄化速度を定めることにした.帯水層 における塩素化エチレン類の自然減衰速度は、一次反応 速度定数で表した場合にはTCEで10<sup>-3</sup>/d程度と考えられ ている<sup>8)</sup>.一方、バイオレメディエーションが適用され た現場でも、TCEの一次反応速度定数が推定されてい る<sup>9),10)</sup>.ここで対象とした技術は、嫌気条件下における 還元的脱塩素化の促進を目的とした嫌気的バイオスティ ミュレーションであり、文献9)では10<sup>-2</sup>~10<sup>-1</sup>/d、文献 10)では10<sup>-1</sup>~10<sup>1</sup>/dが得られている.これによると、バ イオレメディエーションによるTCE分解促進効果は、 自然減衰の10倍から1万倍である.ただし、これらの事 例はバイオオーグメンテーションよりも運転管理の容易 なバイオスティミュレーションなので,高い分解効率が 得られやすいと考えられる.また,文献10)では自然減 衰の1万倍の一次反応速度定数が得られているが,この 数値を示したのは期間中の一時期である.そこで,バイ オスティミュレーションの平均的な分解促進効果を両文 献で得られた自然減衰速度の100倍と考え,これを今回 の比較対象の浄化速度とした.

図-4は解析結果をM株濃度ごとにまとめたTCE濃度 変化で示している.なお図中の破線は、自然減衰速度の 100倍、すなわち一次反応速度定数に10<sup>-1</sup>/dを用いた場合 のTCE濃度低下を示している.この破線が環境基準値 の0.03mg/Lを下回るのは約19日後であり、これが目標浄 化期間になる.解析結果は、M株濃度が大きいほどTCE 分解が速くなっている.また、M株濃度が一定の場合に は、メタン濃度が小さいほどTCE分解が速くなってい る.

今回使用した拮抗阻害型のMonod式では,TCEの分 解速度はM株濃度に比例するので,M株濃度が大きけれ ばTCEの分解は速くなる.図によると,M株濃度が 15mg/L以上であれば、メタン濃度に関係なくTCE濃度 が環境基準値を下回るまでの期間が目標浄化期間よりも 短くなる.図には示していないが、目標浄化期間と同じ 浄化期間になるのはM株濃度が13mg/Lの場合である. すなわち,M株濃度を13mg/L以上に維持することが、 メタン濃度に関係なく安定したTCE分解効果を得るた めの条件になる.

一方,メタンに関しては,拮抗阻害型のMonod式を 利用した本モデルでは,M株濃度が一定ならば,メタン 濃度が小さいほどTCE分解が速くなる.すなわち, TCE分解の最適条件はメタン濃度が0mg/Lである.しかし、メタン濃度0mg/LならばM株が増殖しないので、M 株濃度とメタン濃度を一定値として行った今回の解析では、M株濃度とメタン濃度の関係を考慮したTCE分解の 最適条件の検討は難しい.これについては今後検討を進めたい.

そこで、拮抗阻害の影響を強く受けずに安定した運転 が可能となる条件を検討する.前述したように、M株濃 度が13mg/L以上ならば、拮抗阻害の影響は大きくない ので、メタン濃度の厳密な管理は必要ない.M株濃度が 10mg/Lの場合にはメタン濃度を7mg/L以下,M株濃度 が5mg/Lの場合にはメタン濃度を3mg/L以下に維持すれ ば、浄化期間が基準よりも早くなる.M株濃度が1mg/L になると、十分な浄化効果が得られない.

次に,TCEの初期濃度が高い場合を考える.地下水中のTCE濃度が数mg/Lの現場も存在するため,室内土 槽実験で使用した濃度の10倍(2mg/L)をTCEの初期濃度 として同様の計算を行った.その結果,メタン濃度に関 係なく安定した分解効果が得られるM株濃度は13mg/L から15mg/Lになった.また,拮抗阻害の影響を強く 受けずに安定した運転が可能となるメタン濃度は,M株 濃度が10mg/Lの場合には3mg/Lのままで変化せず,M 株濃度が5mg/Lの場合には3mg/Lから2.5mg/Lになった. TCEの初期濃度が高くなっても,メタン濃度の管理目 標値が大きく変わることはない.

M株を利用したバイオオーグメンテーションでは、M 株濃度とメタン濃度を最適範囲に保つことが重要である. メタン濃度が低すぎるとM株が増殖しないのでTCEが分 解されない.また、メタン濃度が高すぎても、メタンと 拮抗阻害の関係にあるTCE分解が阻害される.今回の 結果からは、M株濃度が13~15mg/L以上であれば、メ タン濃度に関係なく十分なTCE分解効果が得られるこ と、およびM株濃度が5mg/L程度までであれば、メタン 濃度を2.5~7mg/L程度に抑えることで十分なTCE分解 効果が得られることが示された.

# 5. おわりに

本研究では、TCEによる土壌・地下水汚染対策技術 としての実施例が少ないバイオオーグメンテーションを 対象とし、室内土槽実験と数値解析を実施して、帯水層 中の微生物の動態およびTCEの分解効果を予測する数 値解析モデルを検討した.その結果、構築した数値解析 モデルで帯水層におけるM株の動態とTCE分解効果の予 測が可能なことを確認した.また、TCEの最大分解速 度定数の目安となる数値,安定したTCE分解が可能となるM株濃度とメタン濃度に関する情報も得られた.

ただし、室内土槽実験では土中でM株を十分生息させることができなかったため、今後もより正確な室内実験や野外実験データを使って数値解析モデルの精度検証を進めていくことが重要である。また、数値解析を通して、M株濃度とメタン濃度の関係を考慮したTCE分解の最適条件などについての検討を進めることも重要である。

謝辞:本研究は、平成18年度から平成20年度の文部科学 省科学研究費補助金・基盤研究C「地下水流動系から見 た汚染地下環境修復の手順に関する研究(代表:平田健 正)」および平成20年度の(財)高橋産業経済研究財団助 成金「原位置バイオレメディエーションを対象とした土 壌・地下水汚染浄化予測モデルの開発(代表:江種伸 之)」の助成を受けて行われました.

#### 参考文献

- ジョン・T・クックソン Jr.(藤田正憲, 矢木修身監 訳):バイオレメディエーションエンジニアリング-設 計と応用-, エヌ・ティー・エス, 505p, 1997.
- Suresh D. Pillai (編集), 金子光美 (翻訳): 地下水の微 生物汚染, 技報堂出版, pp.95-111, 2000.
- Shunji OYA et al.: Numerical Modeling of Transport and Cometabolic Degradation of Trichloroethylene in Groundwater, 日本地下水学会誌, Vol.39, No.1, pp.17-31, 1997.
- 北川政美ほか:トリクロロエチレンの共代謝競争阻害 分解モデルを用いたバイアル試験の解析,環境技術, Vol.34, No.1, pp.63-70, 2005.
- 中村明博ほか:トリクロロエチレン分解細菌 *Methylocystis* sp.M株の土壌カラム中における挙動の モデル化に関する研究,水環境学会誌, Vol.28, No.7, pp. 445-450, 2005.
- 佐藤浩ほか:遺伝的アルゴリズムにおける世代交代モデルの提案と評価、人工知能学会誌、Vol.12, No.5, pp. 734-744, 1997.
- 小野功ほか:単峰性正規分布交叉UNDXを用いた実数 値GAによる関数最適化、人工知能学会誌、Vol.14、 No.6, pp.1146-1155, 1999.
- X1種伸之:帯水層における塩素化エチレン類の自然減 衰特性 -数値解析的視点からの考察-,地下水技術, Vol.49, No.6, pp.17-26, 2007.
- 9) 中島誠ほか:ポリ乳酸エステルを用いた嫌気性微生物 分解の促進による地下水中塩素化脂肪族炭化水素 (CAHs)の浄化,地下水学会誌,Vol.44, No.4, pp.295-314, 2002.
- Nobuyuki Egusa et al. : In-Situ Degradation Effects of Chlorinated Ethenes using Bioremediation, Journal of Hydroscience and Hydraulic Engineering, Vol.24, No.1, pp.83-92, 2006.

(2009.9.30受付)