Mn(II)酸化活性バイオマンガン酸化物による海水からの希少金属回収

谷 幸則¹, 宮田直之²

1静岡県立大学食品栄養科学部環境生命科学科,2秋田県立大学生物資源科学部生物環境科学科

概要

Mn(II)酸化真菌 Acremonium strictum KR21-2 が形成するバイオ Mn 酸化物 (BMO)は, Mn(II)酸化酵素活性を保持し, 連続的に Mn²⁺を酸化除去できる。本研究では, Mn(II)酸化活性 BMO を用いて人工海水における金属イオン(Mn(II), Co(II), Cd(II), Zn(II), Ni(II))除去回収を評価した。また, BMOによるCr(III)の収着能とCr(VI)への酸化能について調べ た。A. strictum KR21-2 により新規形成させた BMOを Mn²⁺を含む 3.6% 人工海水 (100 mM HEPES, pH 7.0) で 24 時間毎 3 回処理したところ,各回 24 時間後には添加した溶存 Mn²⁺の 90%以上が溶液中から除去され,人工海水においても BMOのMn(II)酸化能による溶存Mn(II)の除去回収が可能であった。しかしながら、人工海水中での繰り返しMn(II)処理 における Mn(II)除去速度は、非人工海水系と比較して低下した。NaCl 溶液、NaNO、溶液、Na>SO』溶液中での BMO に よるMn(II)処理実験から、NaCl溶液系のみでその濃度に依存したMn(II)酸化速度の低下が認められ、人工海水中のCl が BMO の Mn(II)酸化活性の低下に関与していることが示唆された。新規形成 BMO を用いた人工海水中における Mn(II), Co(II), Cd(II), Zn(II), Ni(II)の混合溶液からの除去回収試験から, Mn(II)がほぼ全量(>99%), Co(II), Zn(II), Ni(II)が85%以上の効率で除去回収することができた。一方、人工海水系でのCd(II)の除去回収率は55.6%と小さく、陰 イオン型錯体([CdCl₄] 及び[CdCl₄]²)の形成が原因であると推察された。酵素活性を失活させた場合,人工海水系,非人 工海水系ともに Mn(II)の酸化除去は進行せず,また, Cd(II), Zn(II), Ni(II)に対する除去能が大幅に低下し, BMO に保 持された Mn(II)酸化活性がこれらの金属イオンの効率的な除去回収に重要であることが示された。また, BMOは, Mn(II) 再酸化によって Cr(III)を効率よく Cr(VI)へと酸化できる一方, Mn(II)再酸化が起こらない条件では, Cr(III)を多核錯体と して吸着することが明らかとなった。

1. 研究目的

世界的な産業発展に伴う需要拡大からさまざまな元素 類が大量に利用されている⁽¹⁾。これらの元素類は、不適切 にリサイクルされている場合⁽²⁾も多く、環境中への有害元 素類の負荷⁽³⁾は、河川や海洋における水資源の利用を通 じて重篤な健康問題を引き起こす可能性が指摘^(3,4)されて いる。国連開発計画(UNIP)が持続可能な開発目標 (SDGs)として掲げた17の目標のうち「6. 安全な水とトイレ を世界中に」「14. 海の豊かさを守ろう」では、水の効率利 用化、廃水処理、リサイクル、海洋の汚染防止等が挙げら れており⁽⁵⁾、水の有効利用を持続可能にするために環境 負荷の少ない低コスト・低エネルギー型の水処理方法が 必要とされている。しかしながら、現状では、海水などの電 解質濃度が高い媒体に対する有害元素処理や有用元素 資源回収は、高コスト・高エネルギーを必要としている。

海洋環境に注目すると、深海マンガンジュール・マンガ ンクラスト等の Mn 酸化物相に、Ni, Co, Zn などの希少金 属が高濃度で濃縮されている^(6,7)。つまり、Mn 酸化物相は、 海水中においても、これらの希少金属への親和性が極め て高いことを意味している。河川や湖沼など自然環境中 に存在する Mn 酸化物の大部分は、細菌や真菌を含む Mn 酸化微生物の触媒作用(酵素反応)を介して形成され ^(8.9),特にバイオジェニック Mn 酸化物(Biogenic Mananganese oxides:BMO,以下バイオ Mn 酸化物, BMO と表記)と呼ばれ,その反応性の高さから水処理等 への応用が期待されている^(9,10)。我々は,Mn 酸化真菌 Acremonium strictum KR21-2株(以下 KR21-2株と表記) を単離し,形成される BMO には Mn(II)酸化酵素が安定 的に保持され,その活性により溶存 Mn²⁺を連続的に酸化 できること⁽¹¹⁾,また,BMO が Co(II),Zn(II),Ni(II)イオンに 対し,高い吸着親和性を有することを明らかにしてきた ^(9,11-16)。本研究は,海水からの重金属除去・レアメタル回 収方法の確立を目標とし,Mn(II)酸化真菌 A. strictum KR21-2 株が形成した酵素活性 BMO の人工海水中にお ける Mn(II)酸化能と重金属イオン(Co(II),Cd(II),Zn(II), Ni(II))除去回収能の評価を目的とした。

さらに本研究では、BMO による Cr(III/VI)の除去処理, 変換処理の基礎知見を得るために、BMO による Cr(III)処 理実験をおこなった。環境中において Mn 酸化物は, Cr(III)を Cr(VI)へと酸化できる唯一の酸化剤であるため, 環境中の Cr の動態を決定する因子となる。しかし,化学 合成 MnO₂に比較して BMO の高い Cr(III)酸化効率を示 す反応機構は、未解明なままである。そこで BMO による Cr(III)の酸化および収着に対する Mn(II)酸化酵素活性の 影響について調べた。

2. 研究方法

2.1 真菌由来 BMO の調製^(11,17,18)

Mn(II)酸化真菌 Acremonium strictum KR21-2を本研究 に用いた。A. strictum KR21-2 による BMO の調製は,既 報に従った。形成させた菌体とBMO の混合物を,100 μm ナイロンセルストレーナー(BD Falcon)で回収し, Milli-Q 水で洗浄した後,実験に用いた。

2.2 新規形成 BMO による人工海水からの溶存態 Mn²⁺ 酸化回収

新規調製した BMO を 0.5 mM MnSO₄を含む 0.45%, 0.9%, 1.8%, 3.6% ダイゴ人工海水 50 mL (100 mM HEPES pH7.0) に入れ, 25℃で 24 時間往復振とう(NR-10, TAITEC) (106 strokes/min)し,経時的(0, 1, 2, 4, 6, 24 h) に上清を採取した。この処理を 3 回行い,計 72 時間継続 した。 0.2 mM, 1.0 mM の MnSO₄ 濃度でも同様の実験を 行った。採取したすべての上清は 2% 硝酸で希釈し,溶存 Mn²⁺濃度を誘導結合プラズマ原子発光分光分析法 (ICP-AES)(730-ES, Varian)を用いて測定した。対照実 験として,ダイゴ人工海水を含まない 100 mM HEPES 溶 液(pH7.0)を用いて同様に実験を行った。また, NaCl 水 溶液(およそ 44 mM, 89 mM, 178 mM, 355 mM), NaNO₃水溶液(335 mM in 100 mM HEPES pH7.0)および Na₂SO₄ 水溶液(178 mM in 100 mM HEPES pH7.0)を MnSO₄濃度が 0.5 mM となるよう調製し,人口海水系に対 する比較実験を行った。Mn²⁺連続処理後の BMO 相にお ける吸着態 Mn(II)および酸化物態 Mn(III,IV)を測定する ために,硫酸銅(II)水溶液(イオン交換態 Mn²⁺)と塩酸ビド ロキシルアミン水溶液(酸化物態 Mn)おける二段階抽出 を既報^(11,19,20)に従っておこなった。

2.3 人工海水における BMO による金属イオン(Co(II), Cd(II), Zn(II), Ni(II))の除去回収

新規形成した BMO(Mn として 1 mM)を 0.02 mM $CoCl_2 \cdot 6H_2O$, 0.02 mM $Cd(NO_3)_2 \cdot 4H_2O$, 0.02 mM ZnSO4・7H2O および 0.02 mM NiCl2・6H2O を含む 3.6%ダ イゴ人工海水(100 mM HEPES pH7.0)に入れ, 25℃で 24 時間往復振とう(NR-10, TAITEC)(106 strokes/min)し,経 時的(0,1,2,5,24h)に上清を採取した。この処理を3回 繰り返し,計72時間継続した。処理後に二段階抽出を行 い,採取したすべての上清は2%硝酸で希釈し,溶存 Mn²⁺, Co²⁺, Cd²⁺, Zn²⁺, Ni²⁺濃度を誘導結合プラズマ原 子発光分光分析法(ICP-AES)(730-ES, Varian)を用いて 測定した。対照実験として,非人口海水系(100 mM HEPES 溶液, pH7.0)での実験, また, 形成した BMO を 85℃で2時間加熱してMn(II)酸化酵素を失活させた酵素 失活 BMO を用いた実験をおこなった。また, 溶存 Mn²⁺ 共存下におけるこれらのイオンの除去回収率を調べるた めに、0.2 mM MnSO4を共存させた系での実験をおこなっ た。

2.4 BMO による Cr(III)の吸着と Cr(IV)への酸化変換

新規形成した BMO(Mn として 1 mM)は、0.5 mM CrIII(NO₃)₃を含む 50 mL の 100 mM MES 緩衝溶液中 (pH 6.0)に添加し、振とうした。上清を経時的に採取し、 溶存総 Cr 濃度および溶存総 Mn 濃度は ICP-AES、溶存 Cr(VI)濃度はジフェニルカルバジド吸光光度法で測定し た。大気平衡溶液(大気平衡系)及び窒素ガスパージによ る脱酸素溶液(脱酸素系)^(11,13)を用いて、Mn(II)酵素活性 の影響を評価した。また、加熱して BMO 中の Mn(II)酸化 酵素を失活させた条件(加熱系、大気平衡条件)につい ても同様な実験を行った。

3. 研究結果と考察

3.1 人口海水中における BMO の Mn(II)酸化能

A. strictum KR21-2 によって新規に形成させた BMO (Mn として 1 mM)を, 大気平衡条件下, 0.45~3.6%人工 海水溶液(100 mM HEPES pH 7.0)または人工海水を含 まない 100 mM HEPES 溶液 (pH 7.0, 非人工海水系と表 記)を含む 0.5 mM Mn²⁺水溶液で3回繰り返し処理し,溶 存Mn²⁺濃度の変化を経時的に測定した。対照試験である 非人工海水系では、1回目処理において24時間でほぼ 全量(99.8%)の溶存 Mn²⁺が減少した。新規な溶液に変え ながら,繰り返し処理しても,各処理開始6時間までに添 加した Mn²⁺の 90%以上が減少した(図 1A)。3 回処理終 了後, BMO を含む固体相を回収し, 二段階抽出したとこ ろ、固体相 Mnは、15.2%のイオン交換態と84.8±0.8%の 還元抽出態(酸化物態)からなることが明らかとなった。実 際の沿岸海水と同等な塩分濃度である 3.6%の人工海水 系における 24 時間毎の繰り返し処理での溶存 Mn²⁺減少 率(初期濃度 0.5 mM)は,1 回目~3 回目でそれぞれ 98.3%, 93.2%, 91.3% であり, 最終的な積算 Mn 回収率は, 94.3%であった(図1B)。3 回目処理後に回収した二段階 抽出の結果から,固体相 Mn の 87.1 ± 1.8% が酸化物態 Mn として検出され、3.6%人工海水溶液でも、A. strictum KR21-2 由来の BMO による Mn²⁺の酸化による不溶化は 進行することが示された。0.45%, 0.9%, 1.8%人工海水溶 液(100 mM HEPES pH 7.0) 中で 0.5 mM Mn²⁺と反応させ た場合,24時間毎の溶存Mn²⁺減少率は97%以上であり、 積算 Mn 回収率は、それぞれ 98.0%、 98.5%、 97.3%と高 い値を維持した(図1B)。非海水系および人口海水系に おける溶存Mn濃度の減少速度に注目する(図1A, 1B)と, 1回目はすべての系で素早い Mn²⁺の減少速度が認めら れたが、2回目処理、3回目処理において、人口海水濃度 に依存した Mn²⁺減少速度の低下が認められた。2回目処 理の6時間後における溶存 Mn²⁺減少率は、0.45%、0.9%、 1.8%, 3.6%人工海水濃度でそれぞれ 89.6%, 66.9%, 66.2%, 41.4% であり, 人口海水濃度が高まるほど 6 時間 後における溶存 Mn²⁺減少率が低く, Mn²⁺減少速度(つま

り主として Mn²⁺酸化速度) がより減少した(図1A, 1B)。一 方,3回目処理の6時間後では、低濃度人口海水濃度で も溶存 Mn²⁺減少率が低く、すべての人口海水濃度で同 様な溶存 Mn²⁺減少速度を示した(図1B)。非人口海水系 でも、3回目処理における溶存 Mn²⁺減少速度は、若干低 下する傾向にあるが、人口海水系は明らかに Mn²⁺減少速 度の低下の影響を受けていることが明らかとなった。

3.2 BMO の Mn(II)酸化に影響を及ぼす海水成分

人工海水の主成分は塩化ナトリウム(NaCl,約 60%)で ある。A. strictum KR21-2 由来 BMO の Mn²⁺酸化速度に 対する NaCl の影響を調べるため、人工海水濃度 0.45、 0.9, 1.8, 3.6%に含まれる NaCl 濃度に対応させ, 44, 89, 178, 355 mM NaCl 水溶液(100 mM HEPES buffer, pH 7.0)を調製した。これを用いて、新規形成 BMO による初 期濃度 0.5 mM Mn²⁺の繰り返し処理実験を行った。図1C に大気平衡条件下で新規形成 BMO(1 mM Mn)を 44, 89, 178, 355 mM NaCl 溶液(100 mM HEPES pH7.0)中 で 0.5 mM Mn²⁺と反応させたときの溶存 Mn²⁺濃度の減少 を示す。人工海水系での実験(図 1B)同様,処理1回目 ではNaCl濃度による溶存Mn²⁺減少速度に差は認められ なかった(図1C)。一方,処理2回目では,NaCl濃度が高 くなるほど Mn(II)酸化速度が減少し,特に,355 mM NaCl 水溶液において 24 時間後の Mn(II)減少率は 80.2%にと どまった(図 1C)。この値は、対応する人工海水(3.6%)よ りも Mn(II)酸化能が低下したことを示唆した。3 回目処理 では、すべてのNaCl濃度でMn²⁺濃度減少速度が2回目 減少速度よりも減少した。355 mM NaCl 水溶液中では,3 回目処理24時間後のMn(II)減少率は65.5%まで低下し, その他の濃度でも有意な Mn(II)酸化能の低下が認められ た。

次に、NaCl の Na⁺か Cl のどちらのイオンによる影響か を調べるために、Na⁺イオン濃度を一定として NaCl, 硝酸 ナトリウム(NaNO₃), 硫酸ナトリウム(Na₂SO₄)溶液を調製 し、Mn(II)繰り返し処理実験を行った。NaNO₃, Na₂SO₄ 溶 液中においては、処理 1 回目から 3 回目までで非人工海 水系とほぼ同等な Mn(II)酸化速度を示した(図 1D)。これ らの結果から、人口海水成分中の Cl は、少なくとも新規 形成 BMO の Mn(II)酸化速度を低下させる効果があること が明らかとなった。一方、NO³⁻や SO₄²⁻は、比較的高濃度



図1 新規形成 BMO (Mn として 1 mM) による 0.5 mM Mn²⁺繰り返し処理実験 (100 mM HEPES pH 7.0, 大気平衡条件) における溶存 Mn(II)濃度の経時変化。(A)100 mM HEPES(pH 7.0)のみ, (B)人工海水溶液 (+100 mM HEPES, pH 7.0) (人工海水濃度は 0.45, 0.90, 1.8, 3.6%。凡例の色が濃いほど,人工海水濃度が高い), (C)NaCl (+100 mM HEPES, pH 7.0) (NaCl 濃度は 44, 89, 178, 355 mM。凡例の色が濃いほど, NaCl 濃度が高い), (D)種々の電解質溶液 (灰色 355 mM NaCl, 黄緑 3.6% 人口海水, 黄色 355 mM NaNO₃, 橙色 178 mM Na₂SO₄, 水色 コントロール (すべての系で 100 mM HEPES (pH 7.0)を含む)。

でも Mn(II)酸化速度へは、ほとんど影響しないことが明ら かとなった。

3.2 人工海水中における BMO による金属イオン除去

人工海水系での重金属イオン除去効率の比較対照とし て、非人工海水系における Co(II)、Cd(II)、Zn(II)、Ni(II) 混合溶液からの除去効率を繰り返し処理で調べた結果, Co(II)、Cd(II)、Zn(II)、Ni(II)の溶存濃度は、すべての処 理回数で減少した(図未掲載)。その積算除去効率は、そ れぞれ 99.2%、90.5%、86.9%、86.3%であり、すべてのイ オンの対して高い除去効率を示した。この時、新規形成 BMO(Mn(II)酸化活性を保持した BMO)からの Mn の溶 出は検出されなかった。一方、加熱処理 BMO(Mn(II)酸 化活性を不活化 BMO)の場合、Co(II)、Cd(II)、Zn(II)、 Ni(II)の積算除去率は、それぞれ 92.8%、57.8%、51.0%、 42.3%であり、新規形成 BMO に比較して低い回収効率と なり、また、有意な溶解 Mn が検出された。これらの結果か ら, 非人口海水系において, BMO への Co(II), Cd(II), Zn(II), Ni(II)イオンの除去効率に, BMO 中の Mn(II)酸化 活性が重要な役割を果たしていることが示唆された。3 回 処理終了後の固体相に収着された重金属イオンの二段 階抽出結果から, Co(II)は還元抽出態の割合が高く, これ は Co(II)から Co(III)への酸化反応が Co 収着の主要因で あるため⁽¹³⁾と考えられる。BMOによる Co²⁺の酸化は, 水に 不溶な CoIIIOOH (heterogenite)を形成すること⁽¹³⁾が知ら れている。

BMO 中の Mn(II)酸化酵素が活性を有する場合, Co^{2+} の酸化により還元溶出した Mn^{2+} は, 速やかに再酸化される。

Mn²⁺(aq) + H₂O + 1/2O₂(Mn(II)酸化酵素) → MnIVO₂ + 2H+(aq) (再酸化による BMO の再生) この再酸化反応の進行がするため, 酵素活性 BMO で は有意な溶存 Mn(II)が検出されない⁽¹³⁾。また, 還元溶解 した Mn(II)は, BMO 表面上で重金属イオンとの吸着競合 を引き起こすため, 加熱処理 BMO 上への Cd(II), Zn(II), Ni(II)の収着量が新規形成 BMO よりも少ない⁽¹⁴⁻¹⁶⁾と考え られた。

3.6%人工海水溶液中における新規形成 BMO の Co(II) 除去効率を見ると,繰り返し処理実験を通して高い除去率 を維持した(図 2A)。二段階抽出結果から, 3.6% 人口海 水系中での繰り返し処理後でも、Co(II)は、主として還元 抽出態として BMO 固体相に収着しており,不溶性の CollIOOH として存在していると考えられた⁽¹³⁾。人口海水 中でも、この Co(II)の酸化反応による Mn(II)の還元溶出は 見かけ上検出されず(図 2A),人工海水中でも Mn(II)の 再酸化が進行することが示唆された。Zn(II)及び Ni(II)の 除去効率(積算除去率 85.4%と85.3%)は、非人工海水系 とほぼ同じ(それぞれ 86.9%と 86.3%, 図 2A))で, 3.6%人 工海水中でもこれらのイオンに対する高い除去回収能が 示された。一方, Cd(II)についての積算除去効率は, 30.4 ± 2.0%であり(図 2A), 非人工海水系(90.5 ± 4.2%)に比 較して極めて小さいことが明らかとなった。Koschinsky and Halbach⁽²¹⁾によると、海水中で陽イオンの MnO₂相への吸 着濃縮は、海水中での化学形態(特に電荷)によって決 定されるとされており, 陰イオン型錯体の形態を有するイ オンは、負電荷を有する MnO2 相へは吸着されにくいと考 えられている。3.6%人工海水溶液の塩化物イオン総濃度 0.474 M における,各金属イオンの塩化物錯体の割合(%) を塩化物イオンとの錯形成定数により算出した⁽²²⁾。Cd(II) の場合は、 $[Cd^{2+}] = 0.00002\%$, $[CdCl]^+ = 0.0003\%$, [CdCl₂] = 0.24%, [CdCl₃]⁻ = 75.8% (主成分), [CdCl₄]²⁻= 24.0% (副主成分)となり,人口海水の CI濃度では, Cd(II) は、[CdCl₄] 及び[CdCl₄]²の陰イオンとして大部分が存在 する。同様に Co(II), Zn(II), Ni(II), Mn(II)でそれぞれの 錯体の割合算出すると、Coでは、[Co²⁺] = 67.84% (主成 分), [CoCl]⁺ =32.16% (副主成分), [CoCl₂] = 0%, $[CoCl_3]^- = 0\%$, $[CoCl_4]^{2-} = 0\%$, Zn(II) % $tt, [Zn^{2+}] =$ 67.84%(主成分), [ZnCl]⁺ = 32.16%(副主成分), [ZnCl₂] = 0%, $[ZnCl_3]^- = 0\%$, $[ZnCl_4]^{2-} = 0\%$, Ni(II) $\forall t$, $[Ni^{2+}] = 0\%$ 55.25% (主成分), [NiCl]⁺ = 16.91% (副主成分), [NiCl₂] = 0%, [NiCl₃]⁻= 1.65%, [NiCl₄]²⁻ = 26.18% (副主成分)で

あった。さらに、Mn(II)では、[Mn²⁺] = 76.98% (主成分)、 [MnCl]⁺=23.02%(副主成分), [MnCl₂]=0%, [MnCl₃]⁻= 0%, $[MnCl_4]^{2-} = 0\%$ となる。Co(II)以外のイオンでは、 [M²⁺]が主成分, [MCl]⁺が副主成分(Ni では, [NiCl₄]²⁻も 副主成分)となり、3.6%人口海水溶液中でも、陽イオン形 態が主である。一方,人口海水中で BMO への吸着率が 大幅に低下した Cd(II)は、陽イオン形態での存在量は極 めて少なく、BMO 表面上の MnIV 結晶欠陥などの負電荷 を帯びている結合サイトへの収着は Co(II), Zn(II), Ni(II) と比較して極めて不利になると考えられた。加熱処理 BMOの場合,還元溶解 Mn(II)及び人工海水成分の存在 により, Cd(II)は第一回目からほとんど収着せず, 吸着競 合の影響を大きく受けていると考えた(図 2B)。Zn(II)や Ni(II)の除去効率も,新規形成 BMO に比較して低く(図 2B), 還元溶解 Mn(II)の吸着競合の影響を受けていると 考えられた。これらの結果から、人口海水系の高い金属イ オン除去効率には、Mn 酸化酵素活性が重要な役割を果 たすことが示された。

3.3 Mn(II)が共存する人口海水系における Co(II), Cd(II), Zn(II), Ni(II)混合溶液からの除去効率

大気平衡条件下で新規形成 BMO(1 mM Mn)を 0.2 mM MnSO₄, 0.02 mM CoCl₂•6H₂O, 0.02 mM Cd(NO₃)₂• 4H2O, 0.02 mM ZnSO4・7H2O および 0.02 mM NiCl2・ 6H2O を含む非人工海水溶液及び 3.6%人工海水溶液 (100 mM HEPES pH7.0)で24時間3回処理した場合,非 人工海水溶液,人工海水溶液ともに3回の処理で99%以 上の Mn₂₊が減少した(図 3A に人口海水中のデータを掲 載。非人口海水中のデータは未掲載)。2 段階抽出結果 から, 両条件ともに Mn の酸化による不溶化が, 溶存 Mn 濃度減少の主たる原因であることが明らかとなった。一方, 加熱処理 BMO(1 mM Mn)の場合, 3.6%人工海水溶液, 非人工海水溶液ともに Mn²⁺濃度はほとんど減少せず(図 3B), 算出された積算 Mn(II)減少率はそれぞれ 6.8%, 14.7%であった。特に人工海水系では、繰り返し処理後に 測定した溶存 Mn²⁺濃度が初期添加 Mn²⁺濃度よりも高く検 出され(図 3B), BMO から Mn²⁺が溶出したことを意味した。 これは、人口海水中のイオン成分によるイオン交換反応 によって吸着 Mn(II) (Mn(II)酸化酵素不活化により再酸化 されない)が溶出したと推察された。これらの結果から, BMOの Mn(II)酸化酵素活性により、人口海水系の金属



図2(A)新規形成BMO及び(B)加熱BMOによる3.6%人工海水溶液(100 mM HEPES pH 7.0, 大気平衡条件, BMO 濃度はMnとして1 mM)中におけるCo(II), Cd(II), Zn(II), Ni(II)同時処理実験(3 回繰り返し)における溶存金属イオン濃度の経時変化。

イオン混合溶液においても、Mn(II)の定量的な除去回収 に重要な役割を果たすことが示された。新規 BMO による Co(II)積算除去率については、非人工海水系、人工海水 系ともに90%以上(図3A,3B)であった。二段階抽出結果 から Co(II)は還元抽出態が主であり、Co(III)への酸化変 換による不溶化が主たる収着反応であると考えられた。加 熱処理 BMO の Co(II)の積算除去率は、3.6%人工海水溶 液、非人工海水系でそれぞれ79.9±3.2%、88.0±3.4%で あった。この値は、新規形成 BMO よりも低く、Co(II)の除 去回収にも Mn(II)酵素活性が影響していることが示され た。しかしながら、Mn(II)酸化活性不活化後も、Co(II)の積 算回収率は他の金属イオンよりも高く、BMO相による化学 的な(Mn(II)酸化酵素活性が寄与しない)Co(III)への酸 化反応と不溶化による除去回収が容易に進行することが 示された。Cd(II),Zn(II),Ni(II)においては、3.6%人工海 水溶液での積算除去率(積算値)で55.6%、85.1%, 84.5%であり(図3A),Zn(II),Ni(II)については高い除去 回収率を維持した。しかしながら、これらの値は、非人口 海水系に比較してそれぞれ43.9%、13.8%、13.1%減少し ており、Mn(II)共存系においても、特にCd(II)が人口海水 系で回収率が大きく減少する結果が得られた。

加熱処理BMOを用いた場合, 3.6%人工海水溶液にお ける積算除去率はそれぞれ 5.3%, 11.7%, 11.7%であり, 新規形成 BMOに比較して, これらのイオンの除去回収率



図3(A)新規形成BMO及び(B)加熱BMOによる3.6%人工海水溶液(100 mM HEPES pH 7.0,大気平衡条件,BMO 濃度はMnとして1 mM)中におけるMn(II), Co(II), Cd(II), Zn(II), Ni(II)同時処理実験(3回繰り返し)における溶存金属 イオン濃度の経時変化。

は大幅に減少した(図 3B)。加熱処理 BMO による非人工 海水溶液中の Cd(II), Zn(II)及び Ni(II)の積算除去率は 50.7%, 46.3%, 29.6% であり, 海水成分による除去回収率 の低下とともに, 共存 Mn(II)による吸着競合がこれらイオ ンの低い積算除去率に影響したと考えられた。

3.4 BMO による Cr(III)の収着と Cr(VI)への酸化

大気平衡系で BMO を処理した場合, 反応開始直後か らCr(III)酸化が進行し, 24時間までに初期 Cr(III)濃度 0.5 mM の時, 86 ± 2%が Cr(VI)に酸化された(図 4D, E, F)。 この時, BMO からの還元 Mn(II)の溶出は, 見かけ上ほと んど観測されず, Mn(II)酸化活性によって速やかに再酸 化されたと判断した。ほかの初期 Cr(III)濃度でも同様な傾 向であった(図 4A, B, C)。24時間毎の Cr(III)溶液を繰り 返し交換した場合,最低でも18日間はCr(III)酸化が継続 できた。この時,用いたBMO(Mnとして1mM)量に対し て,2.3 倍の化学量論比のCr(III)を酸化することができ, Mn(II)酸化酵素活性よるMnの再酸化(BMOの再生)が 効率的に進行していることが示された。一方,Mn(II)酸化 酵素反応を阻害した脱酸素系(窒素置換条件)では,反 応初期段階でのみわずかなCr(VI)への酸化(Cr(VI)濃 度:0.05 ± 0.01,0.03 ± 0.00 mM)が認められ,その後 Cr(III)酸化反応は抑制された(図 $5A \sim D$)。反応初期段 階でのCr(III)酸化に伴い,BMOからのMn(II)の還元溶 解(Mn(II)濃度:0.02 ± 0.00,0.03 ± 0.00 mM)が認められ た。



図4 新規形成 BMO(Mn として1 mM)による Cr(III)処理実験(100 mM MES pH 6.0, 大気平衡条件)。A ~ D 溶存総 Cr 濃度(Cr^{T}_{diss}), 溶存 Cr(VI)濃度(Cr^{IV}_{diss})の経時変化。初期 Cr(III)濃度, (A) 0.1 mM, (B) 0.2 mM, (C) 0.3 mM, (D) 0.5 mM。(E)反応 24 時間後の Cr の形態別濃度と(F)その相対割合。溶存 Cr(VI)(Cr^{IV}_{diss}), 収着総 Cr(Cr^{T}_{seq}), 溶存 Cr(III)(Cr^{III}_{diss})。

これらの結果から、BMO上の酸化還元に関与する反応点 を還元 Mn(II)や Mn(III)がブロックし、不動態化 (passivation)が生じたと推察された。この不動態化によっ て Cr(III)酸化反応が進行せず、Cr(III)収着反応が優位に 進行することが XANES 分析によって明らかになった。脱 酸素系で3回繰り返し処理した場合、BMO中のMnに対 する収着 Crの積算モル比は1.18±0.02であり、通常の重 金属イオン(最大モル比で 0.2 ~ 0.3)と比較して、高い収 着量を示した。Cr(III)は、pH 6.0 では $[Cr_2(OH)_2]^{4+}$ 、 $[Cr_3(OH)_4]^{5+}$ 、 $[Cr_4(OH)_6]^{6+}$ などの化学形態で主に存在し ており、これらの多核錯体として BMO 上へ収着することで 高い Cr(III)収着量を示すと推察された。本研究結果から、 BMOのMn(II)酸化酵素活性は、Cr(III)酸化反応とCr(III) 収着反応に大きく影響することが明らかとなった。

4. 今後の課題

酵素活性 BMO は、人工海水中においても Mn(II)酸化 能を示し、BMOの連続形成が可能であることが明らかと なった。しかしながら、非人工海水系と比較すると、処理 回数を重ねるごとに Mn(II)酸化速度および Mn(II)酸化率 が減少し、これは人工海水の主成分である塩化ナトリウム (NaCl)が影響していることが示された。しかしながら, BMOの Mn(II)酸化速度への CIの影響の機構は、解明し ていない。また,加熱処理 BMO を用いた比較実験から, BMO 中の Mn(II)酸化活性による Mn(II)の(再)酸化は,金 属イオンの除去回収率を高く維持するために重要である ことが示された。これらを総合すると、人口海水中で高い Mn(II)酸化活性が維持できるMn(II)酸化酵素系が入手で きれば、複数の金属イオン類を海水中からより高い効率で 回収することを示唆している。本研究では、Mn(II)酸化微 生物として, A. strictum KR21-2 を用いたが、ほかの微生 物のMn(II)酸化酵素に対するCIの影響はほとんど知られ ていない。これらを明らかにすることも今後の大きな課題 である。

酵素活性 BMO の人工海水における重金属イオン (Co(II), Cd(II), Zn(II), Ni(II))除去能の評価から,特に



図5 新規形成 BMO (Mn として1 mM) による Cr(III)処理実験 (100 mM MES pH 6.0, 窒素置換条件)。 A ~ D 溶存総 Cr 濃度 (Cr^{T}_{diss}), 溶存 Cr(VI)濃度 (Cr^{IV}_{diss})の経時変化。初期 Cr(III)濃度, (A) 0.1 mM, (B) 0.2 mM, (C) 0.3 mM, (D) 0.5 mM。(E) 反応 24 時間後の Cr の形態別濃度と(F) その相対割合。 溶存 Cr(VI) (Cr^{IV}_{diss}), 収着総 Cr(Cr^{T}_{seq}), 溶存 Cr(III) (Cr^{III}_{diss})。

Cd(II)のみが人工海水成分に大きく影響されること,一方, Co(II)に関しては,人口海水成分もにならず,Mn(II)酸化 酵素活性がなくても,高い収着効率で回収できることが明 らかとなった。これらの処理条件による回収選択性の変化 は,混合金属イオン含有排水中から BMO を用いた選択 的な回収の可能性を示している。今後の大きな課題であ る。

Cr(III)の収着については,人口海水成分を含まない基礎実験系で高い収着効率(Mn(II)酸化酵素活性を失活させたとき)と高い Cr(VI)への酸化(Mn(II)酸化酵素活性を保持させたとき)が示された。今後は,人口海水系で同じ相互作用が生じるかどうかを検討する必要がある。環境中で還元的な堆積物(汚染が進んだ海洋底泥など)では, Cr は Cr(III)として堆積物に強く保持されることが知られている。BMO による効率的な Cr(IV)への酸化変換は,このような堆積物から Cr の浄化(リーチング)に応用できる可能性も考えられ,今後の大きな課題としてあげられた。

5. 文 献

- 馬場研二.地上資源が地球を救う,技報堂出版 (2008).
- [2] 鈴木剛. E-waste リサイクルに伴う有害化学物質のゆくえ. 国立環境研究所 資源循環・廃棄物センターオンラインマガジン 循環・廃棄物のけんきゅう[環境 KannKann] 1 月号 (2015).
- [3] 藤森崇. E-waste リサイクル現場の土とダストを調べる. 国立環境研究所 資源循環・廃棄物センターオンラインマガジン 循環・廃棄物のけんきゅう[環境 KannKann] 12 月号, (2011)
- [4] 寺園淳. 製品の資源性・有害性物質の適正な管理 をめざす. 国立環境研究所 資源循環・廃棄物セン ターオンラインマガジン 循環・廃棄物のけんきゅう [環境 KannKann] 8 月号, (2011)

- [5] 外務省; 我々の世界を変革する:持続可能な開発 のための 2030 アジェンダ https: //www.mofa.go.jp /mofaj/files/000101402.pdf
- [6] 臼井朗. 海底鉱物資源. 株式会社オーム社(2010).
- [7] 臼井朗,高橋嘉夫,伊藤孝,丸山明彦,鈴木勝彦. 海底マンガン鉱床の地球科学.東京大学出版会 (2015).
- [8] Tebo, B.M., Bargar, J.R., Clement, B.G., Dick, G.J., Murray, K.J., Parker, D., Verity, R., Webb, S.M., Biogenic manganese oxides: Properties and mechanisms of formation. Annu. Rev. Earth Planet. Sci. 32, 287–328 (2004).
- [9] Miyata, N., Tani, Y., Sakata, M., Iwahori, K. Microbial manganese oxide formation and interaction with toxic metal ions. J. Biosci. Bioeng. 104, 1–8 (2007).
- [10] Villalobos, M., Bargar, J., Sposito, G., Trace metal retention on biogenic manganese oxide nanoparticles. Elements 1(4), 223–226 (2005).
- [11] Chang, J., Tani, Y., Naitou, H., Miyata, N., Seyama, H., Fungal Mn oxides supporting Mn(II) oxidase activity as effective Mn(II) sequestering materials., Environ. Technol. 34(17-20), 2781–2787 (2013).
- [12] Tani, Y., Miyata, N., Iwahori, K., Soma M., Tokuda, S., Seyama, H., Theng, B.K.G., Biogeochemistry of manganese oxide coatings on pebble surfaces in the Kikukawa river system, Shizuoka, Japan. Appl. Geochem. 18(10), 1541–1554 (2003).
- [13] Chang, J., Tani, Y, Naitou, H., Miyata, N., Seyama, H., Tanaka, K., Cobalt(II) sequestration on fungal biogenic manganese oxide enhanced by manganese(II) oxidase activity. Appl. Geochem. 37, 170–178 (2013).
- [14] Inthorn, D., Tani, Y., Chang, J., Naitou, H., Miyata, N. Magnetically modified fungal Mn oxides with high sequestration efficiency for simultaneously removing multiple heavy metal ions from wastewater. J. Environ. Chem. Eng. 2, 1635–1641 (2014).

- [15] Chang, J., Tani, Y., Naitou, H., Miyata, M., Tojo, F., Seyama, H., Zn(II) sequestration by fungal biogenic manganese oxide through enzymatic and abiotic processes. Chem. Geol. 383, 155–163 (2014).
- [16] Chang, J., Tani, Y., Naitou, H., Miyata, N., Seyama, H., Tanaka, K. Sequestration of Cd(II) and Ni(II) ions on fungal manganese oxides associated with Mn(II) oxidase activity. Appl. Geochem. 47, 198– 208 (2014).
- [17] Miyata, N., Tani, Y., Iwahori, K., Soma, M., Enzymatic formation of manganese oxides by an acremonium-like hyphomycete fungus, strain KR21-2. FEMS Microbiol. Ecol. 47(1), 101–109 (2004).
- [18] Miyata, N., Maruo, K., Tani, Y., Tsuno, H., Seyama, H., Soma, M., Iwahori, K., Production of biogenic manganese oxides by anamorphic ascomycete fungi isolated from streambed pebbles. Geomicrobiol. J. 23(2), 63–73 (2006).
- [19] Nelson, Y. M., Lion, L. W., Shuler, M. L., Ghiorse, W. C., Effect of oxide formation mechanisms on lesd adsorption by biogenic manganese (hydr)oxides, iron (hydr)oxides, and their mixtures., Environ. Sci. Technol. 36(3), 421–425 (2002).
- [20] Nelson, Y., M., Lion, L. W., Ghiorse, W. C., Shuler, M. L., Production of biogenic Mn oxides by Leptothrix discophora SS-1 in a chemically defined growth medium and evaluation of their Pb adsorption characteristics, Appl. Environ. Microbiol. 65(1), 175–180. (1999)
- [21] Koschinsky A., Halbach P., Sequential leaching of marine ferromanganese precipitates: genetic implications. Geochim. Cosmochim. Acta, 59, 5113– 5132 (1995).
- [22] 今泉洋,上田一正,澤田清,田口茂,永長幸雄, 長谷川淳,本浄高治,山田明文 基礎分析化学, 化学同人,(1998)

Recovery of Rare Metals from Contaminated Seawaters by Biogenic Manganese Oxides with a Mn(II) Oxidizing Enzyme Activity.

Yukinori Tani¹, Naoyuki Miyata²

¹Department of Environmental and Life Sciences, University of Shizuoka ²Department of Biological Environment, Akita Prefectural University

Summary

In this study, we examined the oxidation of Mn(II) and sequestration of Co(II), Cd(II), Ni(II) and Zn(II) by biogenic manganese oxides (BMOs), formed by the Mn(II)-oxidizing fungus Acremonium strictum KR21-2 in artificial seawaters (ASWs) at pH 7.0. In ASWs, Mn(II) was readily oxidized to insoluble Mn oxides by newly formed BMOs with the conversion efficiency of > 90% during the repeated treatment experiments. The kinetics of Mn(II) oxidation in ASWs slightly slowed with the treating times probably due to the inhibitory effect by chloride ions while Na⁺, SO₄⁻, and NO₃⁻ did not affect the Mn(II) oxidation kinetics. Sequestration efficiencies of newly formed BMOs were >99% for Mn(II) and >85% for Co(II), Zn(II), and Ni(II) while only 55.6% of Cd(II) was sequestered in ASWs probably because of predomination of anionic complexes of Cd(II) with Cl⁻ions such as $[CdCl_3]^{-1}$ and $[CdCl_4]^{2-1}$ in ASWs. Inactivation of Mn(II) oxidizing enzyme(s) in BMOs (by heating or deaeration) caused less Mn(II) oxidation as well as lower sequestration efficiencies for Cd(II), Zn(II), and Ni(II), suggesting the important role of Mn(II) oxidizing activity on metal sequestrations. High sequestration efficiency for Co(II) by BMOs was maintained even after inactivation of Mn(II) oxidizing activity, indicating that abiotic Co(II) oxidation to insoluble Co(III) is the main path for Co(II) sequestration. Cr(III) was readily oxidized to Cr(VI) by newly formed BMOs at pH 6.0, indicating the indirect oxidation of Cr(III) through Mn(II/IV) redox cycles on BMOs. In anaerobic condition, most of Cr(III) was sequestered on BMOs without the oxidative transformation to Cr(VI).