博士論文

粒子状吸着剤含有焼結体ならびに繊維状吸着剤の開発と

それらの固相抽出法への応用に関する研究

富山大学大学院 理工学教育部 ナノ新機能物質科学 専攻 加藤 敏文

【目次】

第1章 序論

•••• 2	2
•••• 4	4
••••• (6
••••• 8	8
•	· · · · · 2

第2章 微量元素の固相抽出分離に用いるキレート官能基の選定に関する研究

							•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	11
2.1.	緒言	Ì	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	12
2.2.	実影	हे																															
2.2	.1.	装置	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	13
2.2	.2.	試薬	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	13
2.2	.3.	操作	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	14
2.3.	結郹	と考察																															
2.3	.1.	キレー	、桂	胡	旨0	D碁	<u></u> <u></u> <u></u>	本	寺性	ŧ					•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	16
2.3	.2.	元素吸着	 宇将	封	生		•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	20
2.3	.2.	流量およ	tζ	薃	式米	斗浴	容润	友量	匙 0	D 昇	影響	影			•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	25
2.4.	結言	t	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	28

第3章 カルボキシメチル化ペンタエチレンヘキサミンを固定化したキレート 樹脂微粒子とビスコースとの湿式混合紡糸による新規キレート繊維の 開発とそれを用いる微量元素の固相抽出分離に関する研究

						•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	31
3.1. 緒言	t	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	32
3.2. 実影	t																															
3.2.1.	装置	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	33
3.2.2.	試薬	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	35
3.2.3.	繊維状	吸	着	剤	の	調	製			•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	35
3.2.4.	操作	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	37
3.3. 結果	と考察																															
3.3.1.	CM-PI	ΞH	ΙA	樹	脂	混	合	繊	維	の	基	本	特	性				•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	38
3.3.2.	試料溶	液	量	お	よ	び	流	量	$\mathcal{D}_{2}^{\dagger}$	影	響			•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	•	39

3.3.3.	pHの影響 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 40
3.3.4.	認証標準物質の分析 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 41
3.3.5.	共存元素の影響 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 44
3.4. 結 言	f · · · · · · · · · · · · · · · · · · ·
第4章	キレート性高分子とビスコースとの湿式混合紡糸による新規繊維状元
	素吸着剤の開発とそれを用いる微量元素の固相抽出分離に関する研究
	$\cdots \cdots 47$
4.1. 緒言	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·
4.2. 実験	
4.2.1.	装置 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 48
4.2.2.	試薬 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 49
4.2.3.	キレート繊維の調製 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 49
4.2.4.	操作 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 50
4.3. 結果	と考察
4.3.1.	キレート繊維の調製 ・・・・・・・・・・・・・・・ 51
4.3.2.	キレート繊維の基本特性 ・・・・・・・・・・・・・・・ 51
4.3.3.	pH の影響 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 53
4.4. 結言	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·
第5章	逆相/陰イオン交換型樹脂とポリエチレン樹脂とを用いた樹脂焼結技術
	の確立と固相抽出分離に関する研究
	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·
5.1. 緒言	• • • • • • • • • • • • • • • • • • •
5.2. 実験	
5.2.1.	装置 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 62
5.2.2.	試薬 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 62
5.2.3.	RP-SAX の調製 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・63
5.2.3.	陰イオン交換焼結体の調製・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・
63	
5.2.4.	操作 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 64
5.3. 結果	と考察

0.3. 杧 牙	と有祭																	
5.3.1.	陰イオン交換焼結体の基本特性				•	•	•	• •	•	•	•	•	•	•	•	•	•	65
5.3.2.	陰イオン交換焼結体の吸着特性	•	•••	•	•	•	•	• •	•	•	•	•	•	•	•	•	•	67
5.4. 結言	•••••••••	•	•••	•	•	•	•	• •	•	•	•	•	•	•	•	•	•	71

第6章	カルボキシメチル化ペンタエチレンヘキサミンを固定化したキレート
	樹脂と熱可塑性樹脂とを用いた焼結型元素吸着剤による微量元素の固
	相抽出分離に関する研究
	\cdots
6.1. 緒言	i
6.2. 実影	R
6.2.1.	装置 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 74
6.2.2.	試薬 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 75
6.2.3.	キレート樹脂焼結体の調製 ・・・・・・・・・・・・・・・・・ 75
6.2.4.	操作 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 75
6.3. 結果	そと考察
6.3.1.	PE を用いた円柱型キレート樹脂焼結体の基本特性 ・・・・・・・・ 78
6.3.2.	pH および試料溶液量の影響・・・・・・・・・・・・・・・・ 80
6.3.3.	PE を用いた焼結体の形状による影響 ・・・・・・・ 82
6.3.4.	熱可塑性樹脂の種類による影響 ・・・・・・・・・・・・・・ 86
6.3.5.	実試料への適用性 ・・・・・・・・・・・・・・・・・・ 90
6.4. 結言	i ••••••••••••••••••••••••••••••••••••
第7章	結論
	$\cdots \cdots 95$
引用文献	t
	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •
関連論文	
	•••••••••••••••••••••••
参考論文	
	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •
謝辞	
	•••••••

第1章

序論

1.1. はじめに

日本国憲法は健康で文化的な生活を営む権利を保障しているが,我々の健康 や文化的な生活は多くの化学工業製品により支えられているといっても過言ではな い。化学工業製品は健康をサポートする医薬品や医療器具,農作業の負担を軽 減し食品の安定供給に不可欠な農薬,さらには生活を快適で豊かにする衣類や 電化製品など,枚挙にいとまがない。

化学工業製品は無機化学物質や有機化学物質などにより構成されており、これ らの化学物質の種類は非常に多い。Chemical Abstracts Service (CAS)の登録 化合物数は2013年(平成25年)11月に7500万件を突破しており¹⁾,国内で流 通している化学物質は5万種類ともいわれている²⁾。これら化学物質の多くは微量 であっても、大気・水・土壌など複数の環境媒体を経由して動植物に影響を及ぼす 恐れがあることから、影響が懸念される化学物質は環境リスクとして連続的に測定 し、監視・評価する必要がある。

そこで 1973 年(昭和 48 年)には、これら多くの化学物質による環境汚染防止を目 的として「化学物質の審査及び製造等の規制に関する法律(化審法)」³⁾が制定さ れ、これに基づき環境省は 1974 年(昭和 49 年)度以降,一般環境中における化 学物質の実態について毎年調査・報告している⁴⁾。化学物質環境調査方法は 「特定化学物質の環境への排出量の把握等及び管理の改善の促進に関する法 律(化管法)」の施行⁵⁾や残留性有機汚染物質に関するストックホルム条約(POPs 条約)」の発行⁶⁾などにより都度拡充されている。さらに調査対象となる化学物質数 は年々増加しており、調査開始時の 33 物質が 2012 年(平成 24 年)度には 1,236 物質となっている⁴⁾。

環境リスクが懸念される化学物質に対しては高濃度が予想される地域において初 期環境影響評価が実施される⁴⁾。調査媒体は水,生物,大気に分類されており,

水試料は河川や湖沼などから採取する淡水または港湾などから採取する海水であ り,生物試料は魚貝類などである。同時に化審法の優先評価化学物質について 暴露評価を行う詳細環境影響調査,そして化審法の特定化学物質について残 留状況監視を行うモニタリング調査が実施され,報告されている⁴⁾。これらの調査で は初期環境影響評価における調査媒体に加えて河川や港湾から採取される底質 試料が加えられる。

たとえば用途の約8割が家庭用洗濯洗剤の洗浄成分である直鎖アルキルベンゼ ンスルホン酸塩については,水生生物保全に係る水質目標を優先的に検討すべき 物質と位置付けられ,初期環境影響評価ならびに暴露評価が実施され⁷⁻¹¹⁾,生 物濃縮性が低く水生生物に対する長期毒性懸念が小さいとされている¹²⁾。

さらに食品中の微量化学物質定量のニーズも高まっている。2003年(平成 15 年)の食品衛生法改正では、人の健康を損なう恐れのないことが明らかな 65 農薬 等を除き、原則すべての農薬、飼料添加物および動物用医薬品の残留基準が 設定され、基準を超える食品の販売等が禁止された¹³⁾。残留基準が定められた 農薬は 799種あり¹⁴⁾、残留基準が定められていない成分でも0.01 mg kg⁻¹を超え る残留を認めないという非常に厳しい基準が設定されている¹⁴⁾。同様に人の健康 保護の観点から、有害性を示す微量元素の定量が重要視されている¹⁵⁻¹⁸⁾。国際 食品規格委員会は、食品の安全性や品質に関する国際的な基準を定めており、 たとえばカドミウムについては精米で 0.4 mg kg⁻¹以下、葉菜で 0.2 mg kg⁻¹以下、 穀類・豆類・根菜などで 0.1 mg kg⁻¹以下、その他の野菜で 0.05 mg kg⁻¹以下とさ れている¹⁹⁾。

これらの試料には多くの共存物質が存在し,しばしば対象となる微量元素の正確 かつ高精度な定量に悪影響を及ぼす。そのため,このような共存物質が存在する 試料に含まれる微量元素の定量には適正な前処理が必要不可欠であり,定量を 目的とする微量元素の分離・濃縮は前処理の中でも特に重要である。

分離・濃縮法としては蒸留法、共沈法、透析法、溶媒抽出法など、様々な方法 が用いられている²⁰⁾。イオン交換樹脂やキレート樹脂などを吸着剤として用いる固相 抽出法は操作が簡便であり、定量を目的とする成分に対する選択性が高く、さらに は安定した回収率が得られるなどの理由から普及してきている²¹⁾。2012年(平成24 年)2月に環境省が定めた「要調査項目等調査マニュアル」におけるピリジンおよび ニッケルの定量法においても分離・濃縮方法として固相抽出法が採用された²²⁾。ま た2013年(平成25年)9月20日に公示されたJISK 0102「工場排水試験方法」 の改正においては、銅、亜鉛、鉛、カドミウム、鉄、ニッケル、コバルトおよびウランの 前処理にキレート樹脂を用いる分離・濃縮が追加されるなど²³⁾.公定法への採用 も進んでいる。しかしながら, 固相抽出法に用いられる市販吸着剤の多くは数十 um 程度の粒子状であるため、回分式での使用は吸着剤のコンディショニング、試料溶 液中での吸着剤の撹拌、吸着剤の固液分離、さらには吸着した成分の逆抽出 (溶出)など,操作が煩雑となることから,一般的にはカートリッジ型やルアー型などの 容器へ充填し,流れ式で使用される。しかし,この場合においても試料溶液の通液 抵抗が大きく、迅速な通液は困難である。その上、市販されている容器の形状も限 定的である。たとえば微量元素の濃縮では大量の試料を通液するため、接液面積 が広く,吸着剤容積が小さい方が短時間に効率よく濃縮可能であるが,用途に合 わせた容器を準備することは困難である。

1.2. 固相抽出剤の形状多様化

固相抽出剤の開発は盛んであり、多様な固相抽出剤が開発されている^{24,25)}が、 市販の粒子充填型カートリッジは容器形状が限定的である。そのため、種々の形 状を持つ固相抽出剤が開発されている。Markellら²⁶⁾は、粒子状固相抽出剤を PTFEメンブランに閉じこめたディスク型固相抽出剤を開発した。ディスク型固相抽出

剤の直径は47mmで接液面積も広いため、高速·大容量処理が可能である。 Pawliszyn ら^{27,28)}は,直径の小さい溶融シリカロッドの表面にポリメチルシリコンな どを固定した針型の固相抽出剤を開発した。この針型固相抽出剤は、少量の試 料溶液から有機化合物の抽出が可能となるだけでなく,抽出後の針型固相抽出 剤をガスクロマトグラフの注入口に刺して. 加熱することで抽出された有機物を分離 させ.これらをキャピラリーカラムに直 接 注入 できるという特徴を持つ。この手法は.マ イクロ固相抽出法(SPME)と命名され,各種試料中の疎水性化合物の抽出に利 用されている。しかしながら,溶融シリカロッドが破損しやすく,操作性に課題が残る。 また SPME は静的な抽出法であるため. 比較的長い抽出時間が必要となる。植 田ら^{29,30)}は, SPME 用溶融シリカロッドの破損や操作性の改善を目的とし, ステン レス製の針内にシリコン系高分子で被覆した繊維状吸着剤を充填したガスクロマト グラフィーのための針 型 固 相 抽 出 剤 の開 発を行っている。また, Baltussenら³¹⁾は, マグネチックスターラーの攪拌子の表面にポリメチルシリコンを固定したスターバー抽 出法(SBSE)を開発した。スターバーのポリメチルシリコンの膜厚は 500 µm および 1000 µm で, SPME 用針型固相抽出剤(膜厚:100 µm)に比べて大きいため効率 の良い濃縮が可能である。SBSEは攪拌しながら抽出を行うため,吸着平衡に達す る時間の短縮も可能である。

一方,連続多孔体であるモノリス状分離剤が近年注目されており,シリカ系,ポリ マー系のものが開発されている³²⁾。モノリスは高速処理が可能であるという特徴を有 することから,主として HPLC 用固定相として利用されているが,固相抽出剤としても 有用であり,多くの前処理に利用されている^{33,34)}。Svec ら³⁵⁾ は,400 m² g⁻¹ もの 比表面積を持つポリマーモノリスが合成可能であることを報告しているが,一般に調 製されるものは 100 m² g⁻¹ 以下であるため,試料溶液負荷量は汎用の粒子状ポリ マー系 固相抽出剤に比べてはるかに小さい。

1.3. 微量元素の分離・濃縮

微量元素の定量法としては原子吸光分析法 (Atomic Absorption Spectrometry: AAS) や誘導結合プラズマ発光分光分析法 (Inductively Coupled Plasma Atomic Emission Spectrometry: ICP-AES), さらには誘導結 合プラズマ質量分析法 (Inductively Coupled Plasma Mass Spectrometry: ICP-MS) などが多用されており,特に ICP-AES および ICP-MS は多元素同時定 量が可能である点から多用されている。しかしながら環境試料中の微量元素定量 に用いる場合, ICP-AES では検出感度の低さが, ICP-AES および ICP-MS では共 存物質の影響による定量精度低下がしばしば問題となる。それらの改善や軽減の ため,適正な前処理,中でも微量元素の分離・濃縮が重要となる。

キレート樹脂は元素選択性の高い吸着能力を有しているため、廃水処理、希少 元素回収など、産業的用途に有用であり、分析化学分野においても微量元素の 分離・濃縮剤として汎用されている³⁶⁻³⁹⁾。一般にキレート樹脂における元素の吸着 特性は、基材樹脂やキレート官能基の種類、さらにはキレート官能基の鎖長などに 依存する。Alakhrasら⁴⁰⁾は架橋剤であるジビニルベンゼンの比率を変化させて架橋 度の異なる基材樹脂を調整し、架橋度の増大に伴いランタノイドの吸着容量が減 少することを示した。また Wangら⁴¹⁾はポリスチレン樹脂に対して鎖長の異なるアミノ基 を導入し、長鎖のアミノ基を導入した方が白金、銀、パラジウム、金などの吸着容量 が増大することを示した。キレート官能基の種類にはアミノカルボン酸基、チオール基、 ジチオカルバミン酸基、アミノリン酸基などがあり、これらを固定化したキレート樹脂が 市販されている。中でもイミノニ酢酸(IDA)^{39,42-44,55-57)} やニトリロ三酢酸 (NTA)^{58,59} のようなアミノカルボン酸型キレート樹脂は多くの有害元素や希少元素を同時に 吸着可能であり、分離・濃縮剤として多用されている^{36,42-44)}。

しかしながら, IDA や NTA などのアミノカルボン酸型キレート樹脂を環境試料中の

微量元素の分離・濃縮に用いる場合、高濃度に共存する元素の吸着を無視する ことはできない。マグネシウムや、カルシウムなどのアルカリ土類金属元素は、弱酸 性下においてもこれらのキレート樹脂に吸着されるため.これらの元素が高濃度で存 在している場合には目的とする元素の回収率が低下することがあり.また目的とする 元素と同時に溶出するため引き続く定量への影響も懸念される。定量を目的とする 元素と共にキレート樹脂に吸着されたマグネシウムやアルカリ土類金属元素を分 離·除去するには, 適切な pH に調整した溶液を用いて洗浄する必要があり, 操作 が煩雑となる。近年,エチレンジアミン三酢酸と IDA とを固定化した官能基混合型 キレート樹脂が市販された⁶⁰⁻⁶⁴⁾。このキレート樹脂は, pH7以下でアルカリ土類金 属 元素をほとんど吸着しないという特徴を有しており, 既存 IDA 型キレート樹脂にお ける課題を克服している⁶¹⁻⁶⁴⁾。また、積極的にアルキルアミノ基を導入してアルカリ 土類金属元素の排除機能を高めたキレート樹脂も開発されている。ち)。さらに加賀 谷ら 66)はカルボキシメチル 化ペンタエチレンヘキサミンを固定 化したキレート樹脂 (CM-PEHA 樹脂)が pH7以下でマグネシウムやカルシウムをほとんど吸着せず,環 境水中の微量元素の分離・濃縮に有効であることを示した。この CM-PEHA 樹脂 は試料溶液量の依存性が小さく数百倍の濃縮が可能であり,環境試料中の µg L⁻¹レベルのカドミウムを効率よく分離・濃縮可能であった⁶⁷⁾。

上記のようなアルカリ土類金属元素を酸性~中性領域において吸着しないという 能力を有するキレート樹脂は、微量元素定量における分離・濃縮だけでなく、廃水 処理や希少元素回収等の産業分野においても魅力的である。一方で、これらのキ レート樹脂の吸着速度は、これまで市販されているキレート樹脂に比べて大きいもの の、工業用途への展開を考えると十分とは言い難い。さらに、粒子径が小さい場合 には取扱いの煩雑さや通液抵抗の大きさが課題となる。

これらの課題を克服するため,キレート繊維が開発されている⁶⁸⁻⁷²⁾。キレート繊維においては,一般にキレート官能基が繊維表面のみに存在するため,キレート樹脂に

比べ迅速な元素吸着が可能となる。また様々な形状に加工することも容易である。 キレート繊維の調製法としては,放射線グラフト法⁶⁸⁻⁷¹⁾や化学修飾法^{71,72)}が主 として用いられる。しかしながら放射線グラフト法では電子線照射装置ならびに遮蔽 設備などが,また化学修飾法では繊維表面を活性化するためのプラズマ照射装 置などの特殊な製造装置を必要とする場合が多く,調製操作も煩雑である。一方 で,湿式紡糸法により,キチン・キトサンやチタニアなどを添加して紡糸した機能性繊 維が開発されている^{73,74)}。この方法は,機能性材料を繊維母材溶液に添加し湿 式紡糸するものであり,既存設備を用いて機能性繊維を製造することが可能であ る。

1.4. 目的

このような背景のもと、本研究では固相抽出剤の形状多様化を目指し、様々な形状の新規吸着剤を開発し、これらの固相抽出法への適用可能性について評価した。

第2章では、多くの元素を同時に吸着可能であり、元素の分離・濃縮に有用であ るアミノカルボン酸型キレート樹脂の元素吸着特性を詳細に検討し、基材樹脂やキ レート官能基が元素吸着に及ぼす影響について詳述する。

第3章では,第2章の検討結果に基づくキレート官能基を導入した繊維状吸着 剤の調製を試み,得られた繊維の元素吸着特性を調べ,固相抽出法に対する適 用の可能性について検討した結果について述べる。

第4章では、キレート官能基を導入した繊維状吸着剤の吸着容量向上を目的と してキレート性高分子とビスコースとの湿式混合紡糸により新規な繊維状吸着剤の 調製を試みた。得られた繊維の元素吸着特性を調べ、実試料中の元素の分離・ 濃縮に対する適用の可能性について検討した結果について述べる。 第5章では,粒子状吸着剤含有焼結体の焼結技術確立を目的とし,ポリエチレン樹脂と陰イオン交換樹脂とを用いて焼結体を調製するための焼結条件を検討した。得られた結果と最適条件について詳述する。

第6章では,第2章の検討結果に基づくキレート樹脂および第5章の検討結果 に基づく焼結条件を用いて新規な焼結型吸着剤を調製し,元素吸着特性を調べ た。また環境水中の微量元素の分離・濃縮を行い固相抽出法に対する適用の可 能性について評価した。これらの結果について詳述する。

第7章では、本研究により得られた結果について総括する。

第2章

微量元素の固相抽出分離に用いるキレート官能基 の選定に関する研究

2.1. 緒言

第1章で述べたように IDA や NTA などのアミノカルボン酸基は多くの金属元素と 熱力学的に安定な錯体を形成することが知られている⁷⁵⁾。これらアミノカルボン酸基 を固定化したキレート樹脂は多元素同時吸着が可能であり,分離・濃縮剤として有 用である。またアミノカルボン酸による遷移元素の錯安定度定数はエチレンアミンの 繰り返しが多いほど大きくなる⁷⁶⁾ことから,微量元素の分離・濃縮には有利であると 考えられる。

ー方、アミノカルボン酸基を固定化したキレート樹脂は、環境水などに多量に含ま れるマグネシウムや、カルシウムなどのアルカリ土類金属元素に対してもpH5以上 で非常に高い回収率を与え、エチレンアミンの繰り返しが多くなるほどマグネシウムや アルカリ土類金属元素に対する錯安定度定数も大きくなる。荻野ら⁷⁷⁾はNTAおよ びEDTAとカルシウムとの錯形成能について調べ、これらがいずれもカルシウムと安 定な錯体を形成し、エチレンアミンの繰り返しが多いEDTAはNTAの1.62倍のカ ルシウム吸着量を持つことを明らかにした。しかしながらマグネシウムやカルシウムなど は目的元素の定量をしばしば妨害するため、キレート樹脂はこれらの元素を排除する 機能を有することが望ましい。この課題に対し、pH7以下でアルカリ土類元素をほと んど吸着しないという特徴を有する長鎖アミノカルボン酸型キレート樹脂が市販され ている(日立ハイテクノロジーズ製 NOBIAS Chelate-PA1 および和光純薬工業製 Presep[®] PolyChelate)。

そこで本研究では,多元素同時吸着が可能であり微量元素の分離・濃縮に有用であるアミノカルボン酸基について詳細に検討した。市販のアミノカルボン酸基を 固定化したキレート樹脂の基本特性や元素吸着特性を調べ,微量元素の分離・ 濃縮における長鎖アミノカルボン酸基の有用性を明らかにした。

2.2. 実験

2.2.1. 装置

各種キレート樹脂の粒子径は、日立ハイテクノロジーズ製TM-1000 Miniscope卓 上走査型電子顕微鏡(SEM)およびニコン製 Eclipse TS100 培養倒立顕微鏡を 用いて測定した。キレート樹脂の赤外(IR)スペクトルは PIKE Technologies 製水平 型全反射分光(HATR)装置を付属した Thermo Fisher Scientific 製 Nicolet 6700 フーリエ変換赤外分光光度計により得た。各元素の定量には PerkinElmer 製 Optima 7300DV 誘導結合プラズマ発光分光分析装置(ICP-AES)を用いた。 振とう機には宮本理研工業製 MW-SRV 小型シェーカーを用いた。

2.2.2. 試薬

純水は Merck Millipore 製 Milli-Q Gradient A10 により精製したものを使用した。 アミノカルボン酸が固定化されているキレート樹脂が充填されている市販の固相抽 出剤として、和光純薬工業製 Presep[®] PolyChelate、日立ハイテクノロジーズ製 Nobias Chelate-PA1, Bio-Rad Laboratories 製 Chelex 100 (200 ~ 400 メッシュ), 室町ケミカル製 Muromac B-1, LANXESS 製 Lewatit TP 207 そして QIAGEN 製 NTA Superflow を用いた。各キレート樹脂の基材の種類および官能基について Table 2.1 に示す。また元素混合標準液には、Merck 製の ICP Multi-element standard XVI (ヒ素(V)、ベリリウム、カルシウム、カドミウム、コバルト、クロム(III)、銅、 鉄、リチウム、マグネシウム、マンガン、モリブデン、ニッケル、鉛、アンチモン、セレン、 ストロンチウム、チタン、タリウム、バナジウム、亜鉛; 21 元素各 100 mg L⁻¹混合溶 液)を用いた。硫酸銅溶液は関東化学製硫酸銅(II)五水和物を純水に溶解して 調製した。その他の試薬は一級または特級のものを用いた。

Chelating resin	Base polymer	Functional group
Presep [®] PolyChelate	МА	CM-PEI
Nobias Chelate-PA1	МА	EDTriA, IDA
Chelex100	ST/DVB	IDA
Muromac B-1	ST/DVB	IDA
Lewatit TP 20	PS	IDA
NTA Superflow	AG	NTA

Table 2.1 Information regarding chelating resins used for this investigation

MA : Hydrophilic methacrylate. ST/DVB : Styrene-divinylbenzene copolymer.

PS : Cross-linked polystyrene. AG : Highly cross-linked agarose.

CM-PEI : Carboxymethylated polyethyleneimine.

EDTriA : Ethylenediaminetriacetic acid.

IDA : Iminodiacetic acid.

NTA : Nitrilotriacetic acid.

2.2.3. 操作

2.2.3.1. SEM 観察および IR スペクトル測定

入手した市販の固相抽出剤のキレート樹脂をメタノールと純水との混合溶媒で洗 浄し,樹脂を1 mol L⁻¹塩酸を入れたビーカーに移した。その後 20 min 超音 波洗浄 し,樹脂を吸引ろ過後に純水で洗浄した。上記操作を繰り返し行い,樹脂を十分 純水で洗浄した後,メタノールに浸漬させて超音 波洗浄を行った。この樹脂をろ過し, 真空乾燥した。得られた樹脂を用いて SEM 観察および IR スペクトル測定を行った。 また 0.1 mol L⁻¹ 酢酸ナトリウム溶液にこの樹脂を浸漬させ,室温で 48 h 静置後の 樹脂を光学顕微鏡により観察した。

2.2.3.2. pH の影響および共存元素の影響

各キレート樹脂(乾燥重量: 0.05g)に対して 5 mmol L⁻¹硫酸銅溶液(pH約5) 20 mL を加え, 室温にて振とう速度 120 rpm で 24 h 振とうした。溶液中の銅濃度 減少量と用いた樹脂量とから吸着容量を算出した。

元素混合標準液を用いて元素吸着に及ぼす試料 pH の影響について検討した。 各キレート樹脂(乾燥重量: 0.25 g)を固相抽出用空カートリッジ(Agilent Technologies 製 BondElut, 6 mL)に充填し, メタノール 5 mL, 3 mol L⁻¹ 硝酸 10 mL,純水 20 mL, 0.1mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液 10 mL の順に通液してコンデ イショニングした。試料溶液は元素混合標準液を用いて調製した。元素混合標準 液 5 mL を 0.1 mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液 25 mL に加え,純水で 500 mL に 定容し, 100 mL ずつ分取した。溶液の pH を硝酸またはアンモニア水を用いて 2 ~ 10 に調整した。これを流量 3 mL min⁻¹ でカートリッジに通液して元素を吸着した。カ ートリッジ内の樹脂を純水で洗浄後, 3 mol L⁻¹ 硝酸 3 mL で吸着された元素を溶 出し,純水で 10 mL に定容した。各元素は ICP-AES により定量した。

また日本工業規格(JIS)に基づいて人工海水を調製し⁷⁸⁾, 共存物質による影響 について調べた。人工海水の塩類および濃度をTable 2.2 に示す。試料溶液は純 水に代わり人工海水を用いて上記同様に調製し, 実験直前に硝酸またはアンモニ ア水にて試料溶液のpHを調整した。

Compound	Concentration / g L ⁻¹	Compound	Concentration / g L ⁻¹
NaCl	24.54	NaHCO ₃	0.20
$MgCl_2$	11.10	KBr	0.10
Na_2SO_4	4.09	H ₃ BO ₃	0.03
CaCl ₂	1.16	SrCl ₂	0.04
KC1	0.69	NaF	0.003

Table 2.2 Composition of the artificial seawater⁷⁸⁾

2.2.3.3. 流量および試料溶液量の影響

カドミウムおよび銅を用いて流量および試料溶液量による影響を調べた。試料溶液 100 mLを流量 3 ~ 30 mL min⁻¹で各キレート樹脂を充填したカートリッジに通液しカドミウムおよび銅を吸着させた。通液後の各カートリッジ内の樹脂を純水で洗浄後, 3 mol L⁻¹ 硝酸 3 mL で吸着した元素を溶出した。各カートリッジを 3 mL 程度の純水で洗浄し,溶出液を純水で 10 mL に定容して,各元素を ICP-AES により定量した。次に試料溶液量を 100 ~ 1000 mL まで変化させて流量 3 mL min⁻¹にて各カートリッジに通液し,各元素の回収率を得た。なお,いずれの溶液量においても酢酸アンモニウム溶液濃度は 5 mmol L⁻¹で,各元素量が 10 μ gとなるよう調製した。溶液の pH は硝酸またはアンモニア水にて調整した。

2.3.結果と考察

2.3.1. キレート樹脂の基本特性

Fig. 2.1 に各キレート樹脂の ATR-IR スペクトル測定結果を示す。この結果によれ ば, Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1 の赤外吸収スペクトル は, ほぼ等しいことがわかった。同様に Chelex 100, Muromac B-1 そし て Lewatit TP 207 の赤外吸収スペクトルもほぼ等しかった。Table 2.1 に 示したように Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1 の基材樹脂 は親水性メタクリレートであり, Chelex 100, Muromac B-1 および Lewatit TP 207 はスチレン – ジビニルベンゼン共重合体または架橋ポリスチレン であり, NTA Superflow は高架橋アガロースである。したがって ATR-IR スペクトル測定の結果は Table 2.1 に示す基材樹脂の材質と一致してお り、基材樹脂の材質を示していると考えられる。

Table 2.3 に各キレート樹脂の乾燥時の粒子径ならびに 0.1 mol L⁻¹ 酢酸ナトリウ ム溶液へ浸漬させた時の粒子径の結果を示す。乾燥時の粒子径については, Presep[®] PolyChelate, Nobias Chelate-PA1, Chelex 100 および NTA Superflow は同程度であった。また Muromac B-1 および Lewatit TP 207 は上記キレ ート樹脂に比べて粒子径が約8倍と非常に大きいが、両者の粒子径は類 似していた。一方, 0.1 mol L⁻¹ 酢酸ナトリウム溶液に浸漬させた場合には, すべ てのキレート樹脂の粒子径が増大した。また乾燥体積(V₀)ならびに膨潤体積(V)を 算出し, 膨潤度(V/V₀)を求めて Table 2.3 に示している。 膨潤度を比較すると Nobias Chelate-PA1 ≤ Presep[®] PolyChelate < NTA Superflow << Muromac B-1 ≤ Lewatit TP 207 << Chelex 100 であった。この基材樹脂の膨潤度の差は基 材樹脂の架橋度による影響であると推測され、架橋度が大きいほど膨潤度が小さ いと考えられる。これら樹脂の銅吸着容量も Table 2.3 に示している。 ただし NTA Superflow は十分な量がなかったため,今回は検討を行っていない。 膨潤度と銅吸着容量との関係を見ると、Chelex 100の結果と今回評価試 験を行っていない NTA Superflow とを除き, 膨潤度が大きいほど銅吸着 容量が大きくなる傾向にある。この傾向は第1章で述べた Alkhras らの 結果⁴⁰⁾と一致する。しかしながら銅吸着容量は IDA を固定化した Chelex 100, Muromac B-1 および Lewatit TP 207 の方が,長鎖アミノカルボン酸





The spectra were recorded with a resolution of 4 cm⁻¹ and 64 scans.
A : Presep[®] PolyChelate. B: Nobias Chelate-PA1. C : Chelex100.
D : Muromac B-1. E : Lewatit TP 207. D : NTA Superflow.

基を固定化した Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1 に比べて 大きく,官能基の鎖長が長いほど重金属元素の吸着容量が増大すること を示した Wang らの結果⁴¹⁾とは異なる。キレート樹脂の金属元素に対す る吸着容量は,上記の膨潤度や鎖長のほかにも,基材樹脂の比表面積や 官能基固定化量などの影響も大きい。しかしながら本検討ではアミノカ ルボン酸基の鎖長影響を調べることを目的としているため,詳細な検討 は行わなかった。

Chelating resin	Diameter ^a / µm		Swelling degree	Adsorption				
	Dried ^b	Wet ^c	(V/V ₀)	capacity for Cu /				
				mmol g ⁻¹				
Presep®	59.4 ± 5.9	61.8 ± 9.9	1.13	0.30				
PolyChelate								
Nobias	65.2 ± 8.7	65.7 ± 8.4	1.02	0.15				
Chelate-PA1								
Chelex100	74.3 ± 15.3	116 ± 25	3.81	0.75				
Muromac B-1	505 ± 77	711 ± 140	2.79	1.39				
Lewatit TP 207	504 ± 41	714 ± 147	2.84	1.93				
NTA Superflow	52.8 ± 15.6	64.8 ± 20.9	1.85	d				

Table 2.3 Characteristics of chelating resin used for this investigation

a : Mean \pm studard deviation. b : n = 10. c: n = 20. d : Not investigated.

V₀ : Dried volume calculated from the diameter of each dried chelating resin.

V : Wet volume calculated from the diameter of each wet chelating resin.

2.3.2. 元素吸着特性

各アミノカルボン酸型キレート樹脂による元素吸着特性について調べた。結果を Fig. 2.2 および Fig. 2.3 に示す。Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1 は検討したほとんどの元素において類似の挙動を示した。一方,他のアミノカルボン 酸型キレート樹脂は、回収率の値は異なるものの、いずれの元素においても類似の 挙動を示した。特に Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1の元素吸着 特性はベリリウム、クロム、リチウム、ストロンチウム、そしてタリウムに対して他のアミノカ ルボン酸型キレート樹脂とは明確に異なる挙動を示した。

IDA 型キレート樹脂である Chelex 100, Muromac B-1, Lewatit TP207 を用いた 場合の pH 変化に対する回収率は, ヒ素を除きいずれの元素においても Chelex 100 が最も大きかった。一方, Table 2.3 に示した IDA 型キレート樹脂の銅吸着容 量を見ると, Chelex 100 が 0.75 mmol g⁻¹と最も小さく, Muromac B-1 および Lewatit TP207 は Chelex 100 に対してそれぞれ 1.9 倍および 2.6 倍の銅吸着容量 を持つ。このことから, 本検討に用いた IDA 型キレート樹脂においては流水式操作 での回収率の大きさと回分式操作での吸着容量とは無関係であることがわかった。

NTA型キレート樹脂である NTA Superflow の元素吸着特性は IDA型キレート 樹脂と類似の挙動を示すが、IDA型キレート樹脂中で最も良好な回収率を示す Chelex 100 に比べ、コバルト、クロム、鉄、ニッケル、チタン、そして亜鉛に対して、さ らに良好な回収率を示した。これはアミノカルボン酸基の長鎖化により錯安定度定 数が大きくなったためであると推察される。続いてカドミウム、銅、マンガン、モリブデン、 鉛そしてバナジウムの pH 変化に伴う回収率を、また原子スペクトル分析による目的 元素の定量を妨害する元素としてマグネシウムおよびカルシウムの pH 変化に伴う回 収率について Fig. 2.4 に示す。



Fig. 2.2 Effect of pH on the solid-phase extraction of As, Be, Co, Cr, Fe and

Li using some aminocarboxylic acid-type chelating resins.

Extraction : Solution volume, 100 mL ; each element, 10 μ g ; flow rate, 3 mL min⁻¹.

Elution : 3 mol L^{-1} HNO₃, 3 mL.

- : Deionized water-based sample solution.
- : Artificial seawater-based sample solution.



Fig. 2.3 Effect of pH on the solid-phase extraction of Ni, Sb, Se, Sr, Ti, Tl and Zn using some aminocarboxylic acid-type chelating resins.
Extraction : Solution volume, 100 mL ; each element, 10 μg ; flow rate, 3 mL min⁻¹.
Elution : 3 mol L⁻¹ HNO₃, 3 mL.

- : Deionized water-based sample solution.
- : Artificial seawater-based sample solution.

pH 変化に伴う回収率は, Fig. 2.2 および Fig. 2.3 で示した結果と同様に, Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1 が, そして他のアミノカルボン酸型 キレート樹脂同士が, それぞれ類似の挙動を示した。またアミノカルボン酸基を 長鎖化した Presep[®] PolyChelate および NTA Superflow は IDA 型キレート 樹脂と比べてカドミウム, 銅, マンガン, モリブデン, 鉛そしてバナジウムに対する 回収率が大きく向上した。これは官能基長鎖化による錯安定度定数向上 の効果であると考えられる。一方で pH 2~4 の低 pH 領域におけるマン ガンおよび鉛の回収率は, Presep[®] PolyChelate よりも NTA Superflow の 方が大きかった。

NTA Superflow の基材樹脂は高架橋アガロースであり、アガロースは 1,3-結合の β -D-ガラクトースと1,4-結合の3,6-アンヒドロ- α -L-ガ ラクトースの繰り返しで構成される多糖類である⁷⁹⁾。そして多糖類とア ルカリ土類金属元素または遷移金属元素との錯形成については報告例が ある⁸⁰⁻⁸²⁾。そのため NTA Superflow の大きな回収率は、基材樹脂を構成 する糖が金属元素の錯形成に寄与した可能性が考えられる。一方で、目 的元素の定量を妨害するマグネシウムやカルシウムに対する回収率も向上すること がわかった。

これに対して Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1 は pH 2 ~ 7 におけるモリブデンの回収率向上や,マグネシウムおよびカルシウムを 吸着しないという吸着特性が得られた。また Presep[®] PolyChelate と Nobias Chelate-PA1 とを比較すると,pH 2 におけるカドミウムおよび鉛の回収率は Presep[®] PolyChelateの方が大きい。このことは固定化されている官能基による影響 であると考えられ,CM-PEI型キレート官能基の錯形成能力の高さがうかがえる。



Fig. 2.4 Effect of pH on the solid-phase extraction of Cd, Cu, Mn, Mo, Pb, V,

Mg and Ca using some aminocarboxylic acid-type chelating resins. Extraction : Solution volume, 100 mL ; each element, 10 μ g ; flow rate, 3 mL min⁻¹. Elution : 3 mol L⁻¹ HNO₃, 3 mL.

- : Deionized water-based sample solution.
- : Artificial seawater-based sample solution.

次に目的元素の定量を妨害するマグネシウムや,アルカリ土類金属元素を吸着しないという特徴を有する Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1 を用い,人工海水からの各元素の吸着に及ぼす共存元素の影響について調べた。得られた結果は Fig. 2.2 から Fig. 2.4 に併せて示されている。銅,鉄,ニッケル,バナジウムを除いて回収率が低下したが,それ以外の元素においてはそれほど顕著な影

響は与えなかった。Fig. 2.4を見ると、カドミウムおよび鉛に対しては pH 2 で、マンガン に対しては pH 4 ~ 6 で、そしてモリブデンに対しては pH 4 ~ 7 でそれぞれ回 収率が低 下するものの、それ以外の pH では人工海水中の共存元素の影響は顕著ではなか った。

2.3.3. 流量および試料溶液量の影響

カドミウムおよび銅を用いて回収率に及ぼす流量の影響について調べた。結果を Fig. 2.5a に示す。 試料溶液は pH 5.5 に調整しており, 流量が 3 mL min⁻¹の場合 の回収率は Fig. 2.4 で得られた結果と矛盾しない。IDA 型キレート樹脂について見 ると、いずれの元素に対しても流量が大きくなると回収率が低下する傾向にあり、粒 子径が同程度の Muromac B-1と Lewatit TP207 は類似の挙動を示した。また NTA Superflow はいずれの元素に対しても検討範囲の流量 3~10 mL min⁻¹にお いては回収率に対する影響が見られなかったが, 通液抵抗が大き(10 mL min⁻¹よ りも大きい流量での実験は困難であった。また Chelex 100 は流量が大きくなると回 収率が顕著に低下したため 20 mL min⁻¹ 以上での実験は実施しなかった。Nobias Chelate-PA1は銅に対しては検討範囲の3~30 mL min⁻¹で回収率に対する影響 が見られなかったが、カドミウムに対しては 20 mL min⁻¹ 以上でやや回収率が低下 する傾向が見られた。なお Presep[®] PolyChelate はいずれの元素に対しても検討範 囲の3~30 mL min⁻¹で回収率に対する影響が見られず、良好な回収率を維持し た。また人工海水を用いた検討結果によるとNobias Chelate-PA1 はいずれの元素 に対しても共存元素による影響を受けて回収率がわずかに低下した。一方 Presep® PolyChelate はいずれの元素に対しても共存元素による影響は見られな かった。この結果, Presep[®] PolyChelate に用いられている CM-PEI 型キ レート官能基は共存元素による影響を受けにくいことがわかった。

IDA 型キレート樹脂は流量の影響が顕著であったが、他のアミノカルボン酸型キ レート樹脂では見られなかった。そのため流量に対する影響にはキレート官能基の種 類に加え. 基材樹脂が影響している可能性が考えられる。 本検討に用いた IDA 型 キレート樹脂の基材樹脂は、スチレンージビニルベンゼン共重合体または架橋ポリス チレンであり、疎水性を示す。荒川⁸³⁾は基材樹脂が疎水性であると、廃液中の油 分などの有機性汚濁物質の付着や、水和している金属元素のキレート樹脂内へ の拡散遅延がおこり,元素吸着に影響することから,基材樹脂の親水性が重要で あるとしている。また Gao ら⁸⁴⁾は親水性基材に IDA を固定 化したキレート樹脂を調 製し, 疎水性基材に IDA を固定化した Chelex 100 と比較したところ, 前者の方が 銅,ニッケル,鉛を迅速に吸着することを報告している。 本検討で用いたキレート樹 脂の場合も同様に, 基材樹脂の疎水性が水和している金属元素のキレート樹脂 内部への拡散を阻害し、流量による回収率の低下が顕著に発現した可能性が考 えられる。ただし、基材樹脂による流量の影響を詳細に議論するためには、基材樹 脂の親水性・疎水性以外にも,架橋度,膨潤度,比表面積など,多岐にわたる 要素を解析する必要があるが,市販の吸着剤ではすべてのデータを特定できないた め、本検討では親水性の基材樹脂の方が有利であるという結論にとどめる。

次に試料溶液量による影響について調べた。結果を Fig. 2.5b に示す。 Muromac B-1 ならびに Lewatit TP207以外は検討範囲の試料溶液量におい て,試料溶液量とは無関係に高い回収率を維持した。このことから試料 溶液量に対してはキレート官能基や基材樹脂種類,そして銅吸着容量の 影響は小さく,キレート樹脂の粒子径に依存し,少なくとも膨潤粒子径 が116 µm 以下であれば試料溶液量の影響が見られないことがわかった。 また人工海水を用いた実験結果では Presep[®] PolyChelate, Nobias Chelate-PA1 ともに高い回収率を維持することがわかった。



Fig. 2.5 Effects of flow rate (a) and solution volume (b) on the recoveries of Cd and Cu using some aminocarboxylic acid-type chelating resins.

a. Extraction :Solution volume, 100 mL ; each element, 10 μg ; pH, 5.5.

Elution : 3 mol L^{-1} HNO₃, 3mL.

b. Extraction : Each element, 10 μ g ; pH, 5.5 ; flow rate, 3 mL min⁻¹.

Elution : $3 \mod L^{-1} \operatorname{HNO}_3$, $3 \mod L$.

- : Deionized water-based test solution.
- : Artificial seawater-based test solution.

2.4. 結言

本検討では、微量元素の分離・濃縮に用いるキレート樹脂について詳細に検討 した。多元素同時吸着が可能であり微量元素の分離・濃縮に有用である市販の アミノカルボン酸型キレート樹脂の基本特性や元素吸着特性を調べたところ、いず れのキレート樹脂もカドミウム、コバルト、銅、鉄、マンガン、ニッケル、鉛、チタンそして 亜鉛など、多元素の分離・濃縮に適用可能であった。また元素吸着に対しては、 キレート官能基の錯形成能力ならびに基材樹脂が影響することがわかった。

IDA 型キレート官能樹脂では粒子径が小さい Chelex 100 が最も安定して高い 回収率を示し、銅吸着容量の大きさと回収率の大きさとは無関係であることがわか った。また NTA 型キレート樹脂である NTA Superflow の場合は IDA 型キレート樹 脂に比べてカドミウム、コバルト、クロム、鉄、ニッケル、鉛、チタン、パナジウム、そして 亜鉛など、多くの元素に対して回収率が向上した。これはキレート官能基の錯安定 度定数の向上に加えて、基材樹脂のアガロースが元素吸着に寄与したためである と推察した。一方で NTA 型キレート樹脂は、目的元素の定量を妨げるマグネシウム や、カルシウムなどのアルカリ土類金属元素に対する回収率も向上することがわか った。これに対して Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1 の場合は、 NTA Superflow の場合と同様に IDA 型キレート樹脂よりも回収率が向上しつつ、 pH 7 以下では目的元素の定量を妨げるマグネシウムや、カルシウムなどのアルカリ 土類金属元素を吸着しなかった。そこで Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1を用いて人工海水による共存元素の影響を調べたところ、カドミウムお よび鉛に対しては pH 3 以上、マンガンに対しては pH 7 以上、そしてモリブデンに対し ては pH 2 ~ 4 で共存元素の影響を受けず、良好な回収率が得られた。

カドミウムおよび銅を用いて流量の影響について検討したところ, 銅吸着容量の 大きさとは無関係で, 基材樹脂の疎水性が大き〈寄与することがわかった。また Presep[®] PolyChelate および Nobias Chelate-PA1 に対して共存元素存在下での 回収率に及ぼす流量の影響について調べたところ, Nobias Chelate-PA1の回収率は高流量下でやや低下したが, Presep[®] PolyChelate の回収率に影響は見られなかった。このことから Presep[®] PolyChelate に用いられている CM-PEI型キレート官能基は共存元素による影響を受けにくいことがわかった。

カドミウムおよび銅を用いて試料溶液量による影響について調べたところ、キレー ト官能基や基材樹脂の種類、そして銅吸着容量の影響は小さく、キレー ト樹脂の粒子径が影響することがわかった。また人工海水を用いた検討 では Presep[®] PolyChelate, Nobias Chelate-PA1 ともに、高回収率を維持し ており、共存元素による回収率への影響は見られなかった。

実試料中の微量元素の濃縮・分離には大量の試料溶液量が必要であるため, 流量ならびに試料溶液量に影響されないキレート樹脂が求められる。本検討結果 より,微量元素の分離・濃縮に対しては基材樹脂が親水性であり, CM-PEI型キ レート官能基のように錯形成能力が高く,共存元素による影響を受けにくい吸 着剤が好適であることがわかった。 第3章

カルボキシメチル化ペンタエチレンヘキサミンを 固定化したキレート樹脂微粒子とビスコースとの 湿式混合紡糸による新規キレート繊維の開発とそ れを用いる微量元素の固相抽出分離に関する研究

3.1.緒言

第1章で述べたように,様々な試料に含まれる有害性を示す微量元素や生体に おける微量必須元素などの定量ニーズが高まっている¹⁵⁻¹⁹⁾。微量元素の定量では 分離・濃縮が前処理の中でも特に重要であるが,分離・濃縮操作の簡便性や定 量目的元素に対する選択性,さらには安定した回収率が得られるなどの理由から, キレート樹脂を用いる固相抽出法が普及してきている²¹⁻²³⁾。中でもアミノカルボン酸 型キレート樹脂は多くの有害元素や希少元素を同時に吸着可能であり,固相抽出 剤として多用されている^{36,42-44)}。

第2章ではアミノカルボン酸型官能基について詳細に検討し, CM-PEI 官能基 が安定して大きな回収率を与え、マグネシウムやカルシウムなどの目的元素の定量 を妨害する元素をpH7以下でほとんど吸着せず、微量元素の分離・濃縮に適して いることを明らかにした。

しかしながら、市販のキレート樹脂は粒子径が数十µm程度と微細であり、取扱いが煩雑である。また、キレート樹脂を充填したカートリッジの使用に際しては、微細な 粒子径や樹脂の膨潤の影響などにより試料溶液の通液抵抗が大きくなり、通液に は十分な加圧または減圧が必要となる。第1章で述べたように、これらの課題を克 服するために、キレート官能基を導入した繊維状吸着剤が開発されている⁶⁸⁻⁷²⁾。中 でも湿式混合紡糸法⁸⁵⁻⁸⁷⁾は放射線グラフト重合法⁶⁸⁻⁷¹⁾や化学修飾法^{71,72)}など のように特殊な製造装置を必要とせず、既存設備を用いて機能性繊維を製造する ことが可能な手法である⁸⁶⁾。湿式紡糸法による機能性繊維の調製方法について は種々検討されており、高橋ら^{88,89)}は光触媒である二酸化チタンを添加したレーヨン 繊維を調製することに成功している。光触媒酸化チタンに代わり、キレート樹脂を添 加することで、繊維状吸着剤を容易に調製できる可能性がある。

そこで本検討では固相抽出剤の形状の多様化を目指し,湿式紡糸法により繊
維状吸着剤の調製を試みた。キレート樹脂には第2章で有用性が明確になった CM-PEI 官能基と同様に環境水中の微量元素の分離・濃縮に有効であることが 示されている、カルボキシメチル化ペンタエチレンヘキサミンを固定化したキレート樹脂 (CM-PEHA 樹脂)^{66,67)}を用いた。なお高橋ら⁸⁹⁾が調製した光触媒混合レーヨンで は粒子径が 30 nm または 90 nm の非常に微細な二酸化チタンを添加しているが、 これは粒子添加による繊維強度低下を抑制する目的であると推測される。そこで CM-PEHA 樹脂を湿式粉砕し、高橋らと同様、セルロースビスコース(ビスコース)に 添加して新規な繊維状吸着剤(CM-PEHA 樹脂混合繊維)を調製した。得られた CM-PEHA 樹脂混合繊維を用いて微量元素の吸着特性について検討した。

3.2. 実験

3.2.1. 装置

CM-PEHA樹脂の微粒子化には寿工業製ウルトラアペックスミルを用いた。粒度 分布測定には堀場製作所製LA-950レーザ回折/散乱式粒度分布測定装置を 用いた。表面状態観察には日本電子製JSM-6700F電界放出型走査電子顕微 鏡(SEM)を用いた。各元素の定量にはPerkinElmer 製 Optima 3000 DV ICP-AES および日立ハイテクノロジーズ製 180-80 形偏光ゼーマン AAS (フレームタ イプ, FAAS)を使用した。各装置の測定条件をTable 3.1 および Table 3.2 に示す。 試料溶液の pH 測定には堀場製作所製 F-22 卓上型 pHメータを用いた。

Radio frequency output	1.3 kW
Argon gas flow rate	
Plasma gas	$15 \mathrm{L} \mathrm{min}^{-1}$
Auxiliary gas	0.5 Lmin^{-1}
Nebulizing gas	$0.8 \mathrm{~L~min^{-1}}$
Pump parameter	
Sample flush time	10 s
Sample flush flow rate	4.0 mL min ⁻¹
Sample flow rate	1.5 mL min^{-1}
Read delay time	30 s
Reading time	Auto (minimum 0.01s ~ maximum 20 s)

Table 3.1 Operating conditions for ICP-AES

Table 3.2 Operating conditions for FAAS

Element	К	Cu
Wavelength	766.5 nm	324.8 nm
Lamp current	7.5 mA	7.5 mA
Slit	2.6 nm	1.3 nm
Flame	Air-C ₂ H ₂	Air-C ₂ H ₂
Air pressure	160 kPa	160 kPa
C ₂ H ₂ pressure	30 kPa	30 kPa
Burner	standard	standard
Burner height	7.5 mm	7.5 mm

3.2.2. 試薬

本検討に用いた純水は Merck Millipore 製 Simplicity UV により精製した。硝酸およびアンモニア水は関東化学製有害元素測定用のものを用いた。その他の試薬は和光純薬工業製試薬特級のものを用いた。元素混合標準液は,第2章と同じものを用いた。また銅,カリウムおよびイットリウムの標準液(1000 mg L⁻¹)は関東化学製のものを用いた。廃水認証標準物質には SCP SCIENCE 製 EnviroMATTM Waste Water EU-L-1を用い,地下水認証標準物質には SCP SCIENCE 製 EnviroMATTM Ground Water ES-H-1を用いた。

3.2.3. 繊維状吸着剤の調製

CM-PEHA 樹脂は既報⁶⁶⁾に従って調製した(Fig. 3.1)。基材樹脂はグリシジルメ タクリレート(GMA)とエチレングリコールジメタクリレート(EGDM)とを用い,懸濁重合に より得た。なお粉砕を容易にするため,日本工業規格の標準篩で90~212 µm に 分級した。続いて基材樹脂にペンタエチレンへキサミン(PEHA)を固定化し、このアミ ノ基をアルカリ性条件下でモノクロロ酢酸によりカルボキシメチル化して CM-PEHA 樹脂を調製した。

CM-PEHA 樹脂 65 g に純水 835 g を加えて均一になるまで撹拌し, チューブポ ンプにて純水 400 g および直径 3 mm のジルコニアボール 3 kg を入れたミル内を周 速 5 m s⁻¹で循環させ, 180 min 湿式粉砕を行った。得られた粉砕スラリー中の CM-PEHA 樹脂 微粒子の平均粒子径は 280 nm (90%粒子径:440 nm)であった。 なお粉砕スラリーの固形分濃度は理論上 5.4%(w/w)であるが, チューブや容器内 へ粉砕樹脂が残留しているため正確な固形分濃度は不明である。この粉砕スラリ ー470 mLを, セルロース含有率 8.8%(w/v), アルカリ金属元素含有率 5.9%(w/v) のビスコース 5000 mL に添加し, ビスコース法により湿式紡糸を行った。凝固・再生 浴の組成は硫酸 100 g L⁻¹, 硫酸亜鉛 15 g L⁻¹, 硫酸+トリウム 350 g L⁻¹とし, 45°Cに設定した。得られた CM-PEHA 樹脂混合繊維を繊維長 51 mm に裁断して実験に用いた。



Fig. 3.1 Preparation scheme of CM-PEHA resin.⁶⁶⁾

3.2.4. 操作

3.2.4.1. CM-PEHA 樹脂混合繊維の基本特性

得られた CM-PEHA 樹脂 混合繊維の表面状態を SEM で観察した。また CM-PEHA 樹脂 混合繊維 1.2 gを固相抽出用 空カートリッジ(Agilent Technologies 製 BondElut, 60 mL)に充填し,メタノール 20 mL, 3 mol L⁻¹ 硝酸 40 mL,純水 80 mL, 0.1mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液 40 mL の順に通液して CM-PEHA 樹脂 混合繊維をコンディショニングして使用した。CM-PEHA 樹脂 混合 繊維の銅吸着容量は循環通液法により求めた。試料溶液は銅およびカリウム標準 液を 5 mmol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液で、それぞれ 40 mg L⁻¹ および 2 mg L⁻¹と なるように希釈した(pH 3.4)。試料溶液 50 mL を流量 4 mL min⁻¹ でカートリッジに 3 h 循環通液した。通液前後の銅およびカリウム濃度を FAAS で測定し、カリウム濃 度を用いて容量補正を行い、銅濃度減少量と充填した繊維量とから銅吸着容量 を求めた。

3.2.4.2. CM-PEHA 樹脂混合繊維の試料溶液量および流量の影響

試料溶液量の影響は,元素混合標準液の溶液量を100~1000 mL まで変化 させて CM-PEHA 樹脂混合繊維を充填したカートリッジに通液し,得られた各元素 の回収率から評価した。元素混合標準液は第2章と同様に調製した。この試料溶 液を流量 4 mL min⁻¹でカートリッジに通液して元素を吸着した。カートリッジ内の繊 維を純水で洗浄後,3 mol L⁻¹ 硝酸 50 mL で吸着された元素を溶出し,溶出液に 含まれる各元素を ICP-AES により定量した。

次に流量の影響について検討した。 試料溶液は溶液量の影響の検討時と同様に調製した。 300 mL の試料溶液を流量 4~20 mL min⁻¹ でカートリッジに通液して元素を吸着した。 その後、 カートリッジ内の繊維を洗浄・溶出・定量した。

3.2.4.3. pHの影響

元素混合標準液を用いて元素吸着に及ぼす pH の影響について検討した。試験溶液は第2章と同様に調製した。これを流量4mL min⁻¹でカートリッジに通液して元素を吸着した。カートリッジ内の繊維を純水で洗浄後,3mol L⁻¹ 硝酸 50 mL で溶出した。各元素は、溶出液に内標準元素イットリウム 10 μ g を加えた内標準法 により ICP-AES を用いて定量した。

さらに市販認証標準物質を用いて CM-PEHA 樹脂混合繊維の実試料への適用性について調べた。市販の廃水認証標準物質 (EnviroMATTM Waste Water EU-L-1) および地下水認証標準物質 (EnviroMATTM Ground Water ES-H-1) 300 mL $(0.1 \text{ mol } L^{-1}$ 酢酸アンモニウム溶液 15 mL を添加した。各溶液を硝酸で pH 5.5 に調整し,流量4 mL min⁻¹でカートリッジに通液して元素を吸着した。その後, 上記同様に洗浄・溶出・定量した。

3.3. 結果と考察

3.3.1. CM-PEHA 樹脂混合繊維の基本特性

CM-PEHA 樹脂を湿式粉砕し,ビスコースと混合して湿式紡糸を行い CM-PEHA 樹脂混合繊維を調製した。得られた繊維の表面状態をSEMで観察したところ, CM-PEHA 樹脂を含まない通常のレーヨン⁹⁰⁾とほぼ同様の形状を示すこと がわかった(Fig. 3.2)。また,循環通液法により求めた CM-PEHA 樹脂混合繊維を 充填したカートリッジの銅吸着量は 1.19 mg であり,検討に使用した繊維重量 1.2 g から算出した銅吸着容量は 0.016 mmol g⁻¹ であった。粉砕前の CM-PEHA 樹脂 の銅吸着容量は 0.34 mmol g⁻¹ であり⁶⁶⁾, CM-PEHA 樹脂 微粒子が繊維中に 5%(w/w)含有しているとすると 94%の吸着量を維持していることとなる。同一のカート リッジを用いて繰り返し銅吸着容量を測定したところ, 0.015 ± 0.002 (平均値 ± 標準偏差, n = 4) mmol g⁻¹ となり, このことから繊維からの CM-PEHA 樹脂の脱離はほとんどないものと考えられる。



Fig. 3.2 SEM image of the chelating fiber containing milled CM-PEHA resin.

3.2.2. 試料溶液量および流量の影響

CM-PEHA 樹脂で回収率が高く,安定した吸着が可能であったカドミウム,銅, ニッケル,亜鉛の4元素を用いて試料溶液量と流量の影響について調べた。各元 素の試料溶液量と回収率との関係をFig. 3.3aに示す。銅およびニッケルは試料 溶液量の増加によらず回収率はほぼ一定であり,試料溶液量 1000 mL においても 90%以上の回収率が得られた。一方カドミウムおよび亜鉛の回収率は,試料溶液 量の増加に伴い減少する傾向が見られた。これは調製した CM-PEHA 樹脂混合 繊維の吸着容量が小さく、繊維表面の官能基密度が小さいために,回収率の減 少が生じたものと推定した。続いて流量と回収率との関係をFig. 3.3bに示す。いず れの元素も検討範囲において流量の影響はほとんど見られず, CM-PEHA 樹脂混 合繊維は高流量下においてもこれらの元素を吸着可能であることが明らかとなっ た。



Fig. 3.3 Effects of solution volume (a) and flow rate (b) on the recoveries of Cd (O), Cu (\bullet), Ni (\triangle), and Zn (\blacktriangle).

- a. Extraction: Each element, 100 μ g; pH, 5.5; flow rate, 4 mL min⁻¹. Elution: 3 mol L⁻¹ HNO₃, 50 mL.
- b. Extraction: Solution volume, 300 mL; each element, 100 $\mu g;$ pH, 5.5.

Elution: 3 mol L^{-1} HNO₃, 50 mL.

3.3.3. pH の影響

Fig. 3.4 に pH 変化と回収率との関係を示す。カドミウム, 銅, 鉄, ニッケル, 鉛, 亜鉛などの微量元素は pH 5 以上で高い回収率が得られており, 混合した CM-PEHA 樹脂⁶⁶⁾ とほぼ類似の元素吸着特性を示した。一方, CM-PEHA 樹 脂で確認された pH 7 以下でマグネシウムやカルシウムなどのアルカリ土類金属元 素を吸着しないという効果は明確に観察されなかった。またモリブデンについても酸 性側での回収率が CM-PEHA 樹脂そのものよりも低かった。これらは CM-PEHA 樹 脂混合繊維への CM-PEHA 樹脂含有量が低く, 繊維表面における官能基密度 が低いためであると推察される。またヒ素およびクロムにおいても CM-PEHA 樹脂とは 若干異なる挙動を示した。すなわち CM-PEHA 樹脂の場合, ヒ素は pH 5.5 におけ る約80%を極大としてpHの増加に伴い回収率が減少する⁶⁶⁾が,本結果ではpH の上昇に伴い回収率が増加した。この要因としては,繊維基材であるレーヨンを構 成するセルロースとの相互作用が考えられる。レーヨンでヒ素を吸着した報告は見ら れないが,樋野ら⁹¹⁾は電子線グラフト重合法を用いてレーヨン同様に多くの水酸基 を有する*N*-メチル-*D*-グルカミンをポリプロピレン樹脂に導入し,水酸基との相互作 用によりpH5~9でヒ素が最も吸着されることを示しており,これは今回の結果と類 似している。またクロムについてもpHの上昇に伴い回収率が増加し,CM-PEHA樹 脂よりも明らかに高い回収率を示した。クロムとEDTAとの錯形成は非常に遅い⁹²⁾ とされているが,本結果では迅速かつ高効率で吸着された。この現象の詳細は不 明であり,今後検討する必要がある。

3.3.4. 認証標準物質の分析

実試料中における微量元素の分離・濃縮への CM-PEHA 樹脂混合繊維の 適用性を調べるため,廃水認証標準物質および地下水認証標準物質に含まれる 微量元素を分離・濃縮し,溶出後に ICP-AES にて定量した。各元素の定量値(n = 3)および認証値を Table 3.3 および Table 3.4 に示す。廃水認証標準物質中の 各元素は、いずれも許容区間内で定量でき、相対標準偏差はいずれも4%以下と 高精度であった。一方地下水認証標準物質については、鉄は信頼区間内、銅は 許容範囲内で高精度に定量できたが、他の元素については認証値を大きく下回る 定量値となった。本検討に用いた廃水認証標準物質は低濃度タイプであり地下 水認証標準物質は高濃度タイプであったため、リン、タリウムを除くすべての共存元 素濃度について地下水認証標準物質の方が高濃度であった⁹³⁾。このことから、共 存元素による影響により定量値が低かったものと推察した。



Fig. 3.4 Effect of pH on the recoveries of 21 elements.

Extraction: Solution volume, 100 mL; each element, 100 μ g; flow rate, 4 mL min⁻¹. Elution: 3 mol L⁻¹ HNO₃, 50 mL.

					Tolerance
Element Found ^a / mg L	Found ^a / mg L ⁻¹	R.S.D. , %	Certified	interval / mg L^{-1}	interval
			value / mg L^{-1}		$/ mg L^{-1}$
Cd	0.056 ± 0.001	2.4	0.06	0.058 - 0.062	0.05 - 0.07
Co	0.17 ± 0.004	2.0	0.20	0.197 - 0.203	0.18 - 0.22
Cu	0.234 ± 0.005	2.1	0.26	0.25 - 0.27	0.22 - 0.30
Fe	0.094 ± 0.004	3.7	0.11	0.10 - 0.12	0.08 - 0.14
Ni	0.186 ± 0.005	2.6	0.20	0.196 - 0.204	0.17 - 0.23
Zn	0.052 ± 0.001	2.8	0.06	0.057 - 0.063	0.04 - 0.08

Table 3.3 Results for determination of 6 elements in the certified reference

material (EnviroMATTM Waste Water EU-L-1)

Extraction: Solution volume, 300 mL; pH, 5.5; flow rate, 4 mL min⁻¹.

Elution: 3 mol L^{-1} HNO₃, 50 mL.

a : Mean \pm standard deviation (n = 3).

R.S.D.: Relative standard deviation.

Elements	Found ^a / mg L^{-1}	R.S.D. , %		Confidence interval / mg L ⁻¹	Tolerance
			Certified		interval /
			value / mg L^{-1}		mg L^{-1}
Cd	0.10 ± 0.019	17.9	0.51	0.50 - 0.52	0.46 - 0.56
Co	0.06 ± 0.008	14.9	0.30	0.29 - 0.31	0.25 - 0.35
Cu	1.88 ± 0.071	3.8	1.99	1.93 - 2.05	1.63 - 2.35
Fe	2.96 ± 0.034	1.2	3.02	2.94 - 3.10	2.50 - 3.54
Ni	0.61 ± 0.052	8.6	2.01	1.96 - 2.06	1.67 - 2.35
Zn	0.39 ± 0.067	17.0	2.00	1.95 - 2.05	1.64 - 2.36

Table 3.4 Results for determination of 6 elements in the certified reference

material (EnviroMATTM Ground Water ES-H-1)

Extraction: Solution volume, 300 mL; pH, 5.5; flow rate, 4 mL min⁻¹.

Elution: 3 mol L^{-1} HNO₃, 50 mL.

a : Mean \pm standard deviation (n = 3).

R.S.D.: Relative standard deviation.

3.3.5.共存元素の影響

認証標準物質の分析結果を受け,共存元素の影響について検討した。環境 水中には多種の元素・イオンが共存する。たとえば第2章のTable 2.2 に示したよう な人工海水にはナトリウム,塩化物および硫酸イオンなどが極めて高濃度で存在す る。そこで 5.0%(w/v)塩化ナトリウム溶液または 1.0%(w/v)硫酸ナトリウム溶液 300 mLにカドミウム,コバルト,銅,鉄,ニッケルおよび亜鉛(各 100 µg)を添加し,これら 微量元素の回収率に及ぼす共存元素の影響について検討した。純水中での回 収率と共存元素存在下での回収率とを比較したところ,5.0%(w/v)塩化ナトリウム 溶液ではコバルトの回収率が 98.4%から74.5%に,ニッケルの回収率が 92.6%から

44

85.5%に減少した。また 1.0%(w/v)硫酸ナトリウム溶液では銅を除くすべての元素の回収率が 8~26%減少した。このことから CM-PEHA 樹脂 混合繊維の回収率は硫酸イオン共存下で大きく妨害を受けることがわかった。

そこで硫酸ナトリウム溶液濃度を0~1.0%(w/v)と変化させて回収率に及ぼす硫酸イオンの影響について検討した。その結果をFig. 3.5 に示す。銅および鉄以外の元素の回収率は硫酸ナトリウム溶液濃度の増大に伴い減少する傾向を示し、地下水認証標準物質を用いた実験結果と矛盾しなかった。既報⁶⁶⁾における CM-PEHA樹脂の結果では、これらの元素は硫酸イオン濃度の影響を受けずに認証値に近い値で定量可能であった。CM-PEHA樹脂充填カートリッジ(充填量0.25g)の銅吸着量は0.086 mmol,本研究のCM-PEHA樹脂混合繊維充填カートリッジは0.019 mmol であるため、この顕著な共存イオンの影響はカートリッジ1本あたりの吸着容量が低いことが主原因であると考えられる。



Fig. 3.5 Effect of concentration of Na_2SO_4 on the recoveries of some elements. Extraction: Solution volume, 300 mL; each element, 100 µg; pH, 5.5; flow rate, 4 mL min⁻¹. Elution: 3 mol L⁻¹ HNO₃, 50 mL.

3.4.結言

本検討では固相抽出剤の多様化を目指し,湿式紡糸法による繊維状吸着剤の 調製について検討した。キレート樹脂には CM-PEHA 樹脂を湿式粉砕し,ビスコー スに添加して CM-PEHA 樹脂混合繊維を調製した。 CM-PEHA 樹脂混合繊維の 元素吸着特性は,混合した CM-PEHA 樹脂の特性をほぼ維持し,高流量下にお いても定量的に元素吸着が可能であった。一方で, CM-PEHA 樹脂微粒子含 有量が低い場合には,繊維基材のセルロースに起因する元素吸着特性の発現や, 試料中の共存元素・イオンによる妨害が生じやすくなることも明確となった。そのため 微粒子の混合率向上などによる吸着容量の向上が課題であることが明らかとなっ た。

第4章

キレート性高分子とビスコースとの湿式混合紡糸 による新規繊維状元素吸着剤の開発とそれを用い る微量元素の固相抽出分離に関する研究

4.1. 緒言

第3章では固相抽出剤の形状の多様化の一つとして, CM-PEHA 樹脂を粉砕 してビスコースと混合し,湿式紡糸することにより CM-PEHA 樹脂混合繊維の調製 を試みた。得られた CM-PEHA 樹脂混合繊維の元素吸着特性を評価した結果, 吸着容量の向上が課題となった。吸着容量を向上させる方法としては粉砕樹脂の 吸着容量向上が考えられるが,粉砕前の CM-PEHA 樹脂の設計を根本から見直 す必要があり,容易ではない。また粉砕した微粒子の混合率を増加させる方法も考 えられるが,微粒子混合率の増加は繊維強度の劣化を引き起こすため実施困難 である。

野ロら⁹⁴⁾はキチンを水酸化ナトリウム溶液に溶解させてキチンビスコースを調製し, ビスコースと混合し,湿式紡糸して得たセルロース-キチン混合繊維について報告 している。キチンビスコースに代わり、キレート性高分子をビスコースに添加することで、 繊維状吸着剤を容易に調製できる可能性がある。

そこで本章では水酸化ナトリウム溶液に溶解したキレート性高分子とビスコースとを 用いた湿式混合紡糸による新規な繊維状元素吸着剤(キレート繊維)の調製を試 みた。キレート性高分子としてポリアリルアミン(PAA)またはポリエチレンイミン(PEI)なら びにこれらをカルボキシメチル化したものを用いた。得られたキレート繊維を用いて元素 の吸着特性について検討した。

4.2. 実験

4.2.1. 装置

得られたキレート繊維の表面状態観察には日本電子製 JED-2300 エネルギー 分散型 X 線分析装置(EDS)を備えた JSM-6700F 電界放出型走査電子顕微鏡 (SEM)を用いた。各元素の定量には ICP-AES および FAAS を用いたが, ICP-AES は第2章と同じ装置を使用した。また FAAS には PerkinElmer 製 AAnalyst 800 を 使用した。

4.2.2. 試薬

純水は第3章と同じ装置で精製して使用した。キレート性高分子にはニットーボー メディカル製ポリアリルアミン PAA[®]-15 (PAA,分子量約15000)および日本触媒製 エポミン SP-200 (PEI,分子量約10000)を用いた。元素混合標準液は第2章と 同じものを用いた。硫酸銅溶液は第2章と同様に調製した。またカドミウム,銅,カリ ウム,鉛,亜鉛標準液(1000 mg L⁻¹)は関東化学製のものを用いた。硝酸およびア ンモニア水は関東化学製有害元素測定用のものを用いた。その他の試薬は和光 純薬工業製試薬特級のものを用いた。

4.2.3.キレート繊維の調製

PAA または PEI 各 38 gを 0.1 mol L⁻¹ 水酸化ナトリウム溶液 250 mL に溶解し, セルロース含有率 8.8%(w/v), アルカリ金属元素含有率 5.9%(w/v)のビスコース 5000 mL に添加し,ビスコース法により湿式紡糸を行った。凝固・再生浴の組成は 硫酸 100 g L⁻¹, 硫酸亜鉛 15 g L⁻¹, 硫酸ナトリウム 350 g L⁻¹とし, 45 °C に設定 した。

PAA または PEI 各 250 mL にモノクロロ酢酸ナトリウム 317 g (2.72 mol) を含む 1.2 mol L⁻¹ 水酸化ナトリウム溶液 75 mL を加えて 50 °C で 5 h 撹拌し, PAA およ び PEI をカルボキシメチル化した(CM-PAA, CM-PEI; Fig. 4.1)。塩酸を用いて各 水溶液の pH を 2 に調整し, CM-PAA および CM-PEI を沈殿させた。各沈殿 物は ろ過後に純水を用いて洗浄し, 続いてメタノール洗浄を行い乾燥させた。得られた CM-PAA および CM-PEI 各 38 g を 0.1 mol L⁻¹ 水酸化ナトリウム溶液 250 mL に

49

溶解し、セルロース含有率 8.8%(w/v)、アルカリ金属元素含有率 5.9%(w/v)のビスコース 5000 mLと混合し、湿式紡糸を行った。凝固・再生浴の組成は上記同様に調製した。



Fig. 4.1 Preparation scheme of CM-PAA and CM-PEI.

4.2.4. 操作

キレート繊維 1.2 gを固相抽出用空カートリッジ(Agilent Technologies 製 BondElut, 60 mL)に充填し,メタノール 20 mL, 3 mol L⁻¹ 硝酸 40 mL, 純水 80 mL, 0.1mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液 40 mL の順に通液し, キレート繊維をコンデ ィショニングした。

キレート繊維の吸着容量は,第3章と同様に循環通液法により求めた。また元素

吸着に及ぼす pH の影響についても第3章と同様に元素混合標準液を用いて検討した。

模擬廃水中の重金属元素の吸着について検討した。2.5 g L⁻¹硫酸ナトリウム溶 液に2.44~2.83 mg L⁻¹のカドミウム,銅,鉛,または亜鉛を含有する模擬廃水100 mLを調製し,キレート繊維を充填したカートリッジに流量 4 mL min⁻¹にて通液した。 通液後の模擬廃水中の元素を ICP-AES にて定量し,除去率を算出した。

4.3. 結果と考察

4.3.1. キレート繊維の調製

キレート性高分子として PAA または PEI を用いてビスコースと混合し, 湿式紡糸 を行ったが, 糸切れが発生するためキレート繊維を調製することはできなかった。次に キレート性高分子をカルボキシメチル化してから同様に湿式紡糸を行ったところ, いず れも繊維化が可能であった。キレート性高分子中の窒素をカルボキシメチル化するこ とにより紡糸可能となったことから, ビスコースに添加するキレート性高分子にはアミン のような塩基性基とカルボキシル基のような酸性基とが混在する必要性が示唆され る。なお塩基性基と酸性基とを有するジアリルアミン – マレイン酸共重合体(ニットー ボーメディカル製 PAS-410C, 40%(w/w)溶液)をビスコースと混合し, 湿式紡糸した ところ, 長時間安定して調製可能であった。

CM-PAAを用いた場合には長時間安定的に紡糸可能であったが, CM-PEIを用いた場合には長時間紡糸を行うと糸切れが発生するため, 紡糸条件のさらなる検討があった。本検討の目的は, キレート性高分子とビスコースとを混合し湿式紡糸することでキレート繊維を調製し, 得られたキレート繊維を用いた微量元素の吸着特性を明らかにすることである。そのため紡糸条件の詳細な検討は今後の課題とし, 安定して紡糸可能であった CM-PAA を用いたキレート繊維について詳細に調べるこ

51

ととした。

4.3.2. キレート繊維の基本特性

CM-PAAとビスコースとの湿式混合紡糸により得られたキレート繊維の表面状態 をSEMで観察したところ、本キレート繊維はキレート官能基を含まない通常のレーヨン ⁹⁰⁾とほぼ同様の形状を示すことがわかった(Fig. 4.2a)。また循環通液法により求め たキレート繊維の銅吸着容量は0.36±0.02 mmol g⁻¹(平均値±標準偏差,n= 3)であった。次に銅を吸着したキレート繊維の表面状態をSEMで観察し、EDXマッ ピングした(Fig. 4.2b)。銅吸着の有無による表面状態変化は観察されなかったが、 EDXマッピングにより、キレート繊維に銅がほぼ均一に吸着されている様子が観察さ れた。このことから CM-PAA が繊維基材であるレーヨン中に均一に分散・固定化さ れていることがわかり、本繊維調製方法がキレート繊維製造方法として有効であるこ とが示唆された。



Fig. 4.2 SEM image (a) and EDX mapping (b) of copper adsorbed chelating fiber.

b : Cu K α was used.

ところで繊維は不織布化することで取り扱いが容易になり,様々な形状への加工

性が向上する。不織布は原料となる繊維をランダムに配列させたウエブを形成し、 繊維を交絡・結合することで得られる⁹⁵⁾。一般的にレーヨンはセルロースの水素結 合が強固で自己凝集力が強く、非熱可塑性繊維である^{90,96)}。調製したキレート繊 維も同様に非熱可塑性であると考えられ、不織布化した場合には単独での形状維 持が困難であり、接着剤を用いるか、または熱可塑性繊維と混合して加熱・成型 する必要がある。したがって得られたキレート繊維の不織布化には加熱処理が必要 不可欠となる。そこで得られた繊維を恒温乾燥器にて150°C、30 min 加熱処理し、 同様に銅吸着容量を調べたところ、銅吸着容量は0.35±0.02 mmol g⁻¹ (平均 値 ± 標準偏差, n = 5)となり、加熱前の値とほぼ等しい値が得られた。加熱処理 による吸着容量低下が見られないことから、得られたキレート繊維は不織布化が可 能であると判断した。なお本キレート繊維の不織布化については今後検討していく。

4.3.3. pH の影響

CM-PAAとビスコースとの湿式混合紡糸により得られたキレート繊維の各種微量 元素の回収率に及ぼす pHの影響をFig. 4.3 に示す。pH5以上ではカドミウム,コ バルト,クロム,銅,鉄,マンガン,ニッケル,鉛,チタン,亜鉛などの多くの微量元素 に対して 90%以上の高い回収率が得られた。また実験に用いた pH範囲において はリチウム,アンチモン,セレンはほとんど吸着されなかった。一方,pH5以上ではベ リリウム,マグネシウムや、カルシウム,ストロンチウムなどのアルカリ土類金属元素に 対しても高い回収率が得られた。このような元素吸着特性は微量元素の分離・濃 縮剤や重金属元素除去などに利用されているイミノニ酢酸を固定化したキレート樹 脂と類似しており^{12,13)},このことから本キレート繊維が微量元素の分離・濃縮以外 にも環境中の重金属元素除去に適用できる可能性を有していることがうかがえる。 そこで模擬廃水を調製し,調製したキレート繊維の重金属元素除去に対する適用 性について調べた。

53



Fig. 4.3 Effect of pH on the recoveries of 21 elements using chelating fiber containing CM-PAA.

Extraction: Solution volume, 100 mL; each element, 100 μ g; flow rate, 4 mL min⁻¹.

Elution: 3 mol L^{-1} HNO₃, 50 mL.



Fig. 4.3 (continued).

環境水や工場廃水などの実試料には高濃度の共存元素が含まれる可能性が ある。特に工場廃水にはナトリウムが高濃度に含まれる場合が多い。そこで健康被 害が甚大であるカドミウムおよび鉛を、さらにはめっき産業で多用される銅および亜鉛 を2.5gL⁻¹硫酸ナトリウム溶液に添加し、pHを5.5に調整して模擬廃水とした。キレ ート繊維を充填したカートリッジに模擬廃水 100 mLを流量 4 mL min⁻¹で通液し、 通液前後の各元素を定量した。得られた結果をTable 4.1 に示す。模擬廃水から の重金属元素吸着率は Fig. 4.3 で得た結果と矛盾せず、88~96%と良好であっ た。このことから本検討で得られたキレート繊維が環境水や工場廃水などの実試料 に適用できる可能性が示唆された。

Element	Concentrati	Adsorption / %	
	Before	After	
Cd	2.83	0.34	88
Cu	2.56	0.090	96
Pb	2.44	0.28	89
Zn	2.55	0.29	89

Table 3.1 Removal of some heavy metal elements from synthetic watsewater using chelating fiber containing CM-PAA

Solution volume, 100 mL; flow rate, 4 mL min⁻¹.

しかしながら CM-PAA を用いて調製したキレート繊維は pH 5 以上でマグネシウム や、カルシウムなどのアルカリ土類金属元素を強く吸着する。実試料に大量に含ま れるマグネシウムやアルカリ土類金属元素は、微量元素定量においては妨害元素 であり、吸着する必要がない。第2章で検討した Presep[®] PolyChelate は CM-PEI 型官能基を導入したキレート樹脂であり、pH 7 以下では上記の妨害元素を吸着し ないという特徴を持っため, CM-PEIを用いたキレート繊維の紡糸条件を検討したが, 用いるポリエチレンイミンの分子量や混合割合, さらにはカルボキシメチル化条件など, 非常に多くの検討が必要となるため本検討では実施困難であった。

4.4. 結言

キレート性高分子とビスコースとを混合し、これをビスコース法により湿式紡糸するこ とで新規なキレート繊維の調製を試みた。キレート性高分子として PAA、PEI、そして CM-PAA または CM-PEI を用いた。PAA または PEI を用いた場合には糸切れのた めキレート繊維は得られなかったが、CM-PAA および CM-PEI では紡糸可能であっ た。そのため本調製方法では酸性基ならびに塩基性基を有するキレート性高分子 が紡糸可能であると推測した。ただし CM-PEI は長時間安定して紡糸することが困 難であり、さらなる紡糸条件の検討が必要であった。

CM-PAAを用いて調製したキレート繊維は、カドミウム、コバルト、クロム、銅、鉄、 マンガン、ニッケル、鉛、チタンおよび亜鉛などの多くの元素に対して良好な回収率 を与え、微量元素の分離・濃縮剤として有効であることが示唆された。また、本キレ ート繊維は高塩濃度に調整した模擬廃水中の重金属元素を高流量下においても 吸着可能であった。このことから、環境水中の微量元素の分離・濃縮に加えて、エ 業廃水中の重金属元素除去に対する適用可能性が示唆された。本調製法は、 工業的に用いられているビスコース法によるレーヨン製造工程を変更することなく用 いることが可能であり、容易にキレート繊維を量産可能である。しかしながら CM-PEI を用いたキレート繊維は長時間安定的に調製できず、紡糸条件の最適化が課題 として残った。また紡糸可能な高分子には制限があることや、用途に合わせて様々 な官能基を導入することはできない点なども課題である。

第5章

逆相/陰イオン交換型樹脂とポリエチレン樹脂と を用いた樹脂焼結技術の確立と固相抽出分離に関 する研究

5.1. 緒言

固相抽出法を用いる微量元素の分離・濃縮の際にはしばしば固相抽出剤に通 液する試料溶液量を多くして濃縮倍率を大きくすることが必要となる。試料溶液量 が多い場合,処理に要する時間は固相抽出剤の能力に依存する。すなわち試料 溶液の流量を大きくすることや,通液面積を大きくして時間当たりの試料溶液量を大 きくすることで,処理時間は短縮される。第2章で示したように,固相抽出剤の粒子 径が大きいと流量または試料溶液量の増加とともに回収率が低下するなどの影響 を受ける。一方,粒子径が小さいと,固相抽出剤がカートリッジ内で密に充填されて 通液抵抗が大きくなり,流量を大きくすることができない。そのため多量の試料溶液 中の微量元素を分離・濃縮するためには,時間当たりの通液量を大きくすることので きる形状,すなわち通液面積が大きい方が有利となる。同時に固相抽出剤を緻密 に充填せず,通液抵抗を小さくする工夫も必要である。しかしながら粒子状の固相 抽出剤をカートリッジなどの容器に充填して使用する場合には,任意に通液面積を 大きくすることや固相抽出剤の充填密度を変更することは困難である。

このような背景を受け,第3章では通液抵抗が小さく,かつ比表面積が大きい繊維状吸着剤の調製を試みた。環境試料中の微量元素に対する分離・濃縮に適している CM-PEHA 樹脂を粉砕し,ビスコースと湿式混合紡糸して CM-PEHA 樹脂 微粒子混合繊維を調製したが,CM-PEHA 樹脂の混合量が小さく,結果として繊維状吸着剤としての吸着容量が小さいために,繊維基材のセルロースに起因する 元素吸着や,試料中の共存元素・イオンによる妨害が生じやすくなることが明らかになった。そのため CM-PEHA 樹脂混合繊維においては樹脂混合率向上が課題であったが,本繊維調製法において樹脂混合率を向上させるのは容易ではなかった。そこで第4章ではキレート性高分子であるカルボキシメチル化ポリアリルアミンとビスコースとを混合し,これをビスコース法により湿式紡糸することで,新規な繊維状元素 吸着剤(キレート繊維)を調製した。得られたキレート繊維は環境水中の微量元素の

60

分離·濃縮剤として有効であることが示唆され,容易に量産可能な方法であったが, 紡糸可能な高分子には制限があり,様々な官能基を導入できない点が課題として 残った。

第1章で述べたように、近年、連続多孔体であり高速処理が可能であるモノリス 状分離剤が注目されており、HPLC用固定相に加えて、固相抽出剤としても利用さ れている³²⁻³⁴⁾。一方、ボリエチレン、ポリプロピレン、ボリスチレンなどの熱可塑性樹脂 粉末を焼結した樹脂焼結体も連続孔を有しており、各種フィルターのほか、散気筒、 ガスライターの燃料誘導芯、サインペンのインク誘導芯、インクローラー、起泡器、成 形品の試作など、様々な用途に多用されている⁹⁷⁻⁹⁸⁾。樹脂焼結体は、原料である 樹脂粉末の粒子径や粒度分布を調整することにより孔径や気孔率の異なる多孔 体を調製可能である。また、熱可塑性樹脂と活性炭とを混合して焼結することにより、 活性炭含有樹脂焼結多孔体を調製することも可能である⁹⁹⁾。この技術を利用して 粒子状の吸着剤を焼結することが可能であれば、使用目的や用途に応じて形状 や吸着容量を自在に調整可能な固相抽出剤が調製可能となる。また粒子状吸 着剤の種類を選択することで吸着特性の制御も容易である。

そこで本章では、粒子状吸着剤含有焼結多孔体(焼結型吸着剤)の調製技術 の確立ならびに得られた焼結型吸着剤の固相抽出法への適用可能性について 評価することを目的とし、検討を進めた。焼結型吸着剤の調製技術確立のために、 一般的な樹脂焼結体の原料として汎用されているポリエチレン樹脂(PE)を用い、加 熱条件を変化させて焼結化を試みた。また疎水性のPEと焼結することによる吸着 影響について調べるために、疎水性相互作用とイオン交換相互作用とを同時に発 現可能な複合モード型ポリマー系吸着剤(RP-SAX)を新規に調製した。得られた RP-SAXをPEと混合後、加熱条件を変化させて円柱型の焼結型吸着剤(陰イオ ン交換焼結体)を調製した。これを用いて疎水性およびイオン性の異なる有機化合 物の吸着特性を調べ、陰イオン交換焼結体の固相抽出剤としての適用可能性に

61

ついて検討した。

5.2. 実験

5.2.1. 装置

RP-SAX の粒子径・粒度分布および細孔物性は、それぞれ Beckman Coulter 製 Multisizer III Particle Size Analyzer および SA3100 Surface Area Analyzer を用 いて測定した。HPLC には、可変波長型吸光度検出器 486を備えた Waters 製 Alliance HPLC system を用いた。HPLC の測定条件は次の通りとした。カラム: Wakopak Wakosil-II 5C18HG (4.6 x 150 mm)、溶離液: 0.1%(v/v) リン酸/アセ トニトリル、グラジエント: $0 \rightarrow 15$ min (アセトニトリル濃度を $5 \rightarrow 85\%(v/v)$ に変化)、 $15 \rightarrow 25$ min (アセトニトリル濃度は 5%(v/v)に固定)、流速: 1.0 mL min⁻¹、温度: 40 °C、検出器: UVD、注入量: 5μ L。また、吸光光度分析には日立ハイテクノロ ジーズ製 U-2800 紫外可視分光光度計を用いた。得られた陰イオン焼結体の表面 状態観察には第2章と同じ SEM 装置を用いた。

5.2.2. 試薬

純水はオルガノ製 PURE-LAB Ultra Analytic で精製したものを使用した。 RP-SAX の合成にはすべて和光純薬工業製試薬特級を用いた。吸着特性は、中 性化合物としてアセトアミノフェン、カフェインおよびテオブロミンを、塩基性化合物とし てアテノロール、プロカインおよびプロカインアミドを、また酸性化合物としてアセチルサ リチル酸、ナプロキセンおよびサリチル酸を用いて評価した。プロカインアミドは Sigma-Aldrich 製であり、その他の化合物はすべて和光純薬工業製のものを用い た。各化合物は 0.1 mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液/メタノール混合溶液(90/10)に 溶解して 0.1 g L⁻¹の原液を調製し, 0.1 mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液で適宜希 釈して使用した。

5.2.3. RP-SAX の調製

RP-SAX 用の基材樹脂は、ジビニルベンゼン(DVB)とグリシジルメタクリレート (GMA)との懸濁重合により得た。DVB 170g, GMA 30g, トルエン 200g, 2,2'-ア ゾビスイソブチロニトリル 2gの混合物を、0.1%(w/w)ポリビニルアルコール溶液 2000 mL 中に加え、パドル型攪拌羽根を用いて攪拌した。油滴の直径が約 40 µm にな った後、加温を開始し、80°C で 6h 攪拌しながら重合反応を行った。重合反応終 了後、生成した DVB-GMA 共重合体粒子をろ過し、水、メタノールの順に洗浄した。 一昼夜風乾した後、JIS 標準篩を用いて 32~63 µm に分級した。得られた基材樹 脂 70gを、2-プロパノール 200 mL、純水 800 mL の混合溶液に分散し、N,N-ジメ チルエチルアミン 70gを加え、40°C で 6h 反応させてグリシジル基に第四級アンモ ニウム基を導入し、RP-SAX を得た。得られた RP-SAX の中位径は 44 µm、平均 細孔径は 4.1 nm、比表面積は 430 m²g⁻¹ であった。

5.2.4. 陰イオン交換焼結体の調製

直径9mm,高さ10mmの円柱型成型体を得るため,円柱型のアルミブロックを 加工して円柱型キャビティを設けた焼結用金型を調製した(Fig. 2.1)。RP-SAX 25g と住友精化製ポリエチレン樹脂(中位粒度:85mesh)25gとを混合し,焼結用金 型を振動させながら,混合粒子を焼結用金型のキャビティに充填した。金型に蓋を した後,120°C,130°C,140°Cまたは150°Cに設定した恒温槽中で20min加 熱した。加熱終了後に恒温槽から金型を取り出して空冷し,円柱型の陰イオン交 換焼結体を得た。



a-a' cross section

Fig. 5.1 A metal mold for the preparation of particulate adsorbent-containing sintered material.

5.2.5. 操作

5.2.5.1 陰イオン交換焼結体の基本特性

得られた陰イオン交換焼結体(焼結温度 130 °C)を SEM で観察した。次に陰イ オン交換焼結体を固相抽出用空カートリッジ(Agilent Technologies 製 BondElut, 3 mL)に挿入した。また,未焼成の RP-SAX 130 mg を計量し,同一の空カートリッ ジに充填した。これらのカートリッジに,メタノール 5 mL,純水 2 mL, 0.1 mol L⁻¹ 酢 酸アンモニウム溶液 2 mL を通液して樹脂をコンディショニングした。

陰イオン交換容量の測定は逆滴定法により行った。上記カートリッジに流量 3 mL min⁻¹にて 0.5 mol L⁻¹ 水酸化ナトリウム溶液 30 mL を通液し,純水で pH 7 になる まで十分に洗浄した。続いてメタノール 5 mL, 0.5 mol L⁻¹ 塩酸溶液 5 mL, 純水 2 mL の順に通液した。この溶液に 0.1%(w/v)フェノールフタレイン溶液を 2 滴加え, 0.5 mol L⁻¹ 水酸化ナトリウム溶液にて滴定した。空カートリッジを用いて上記操作を 行った場合の滴定結果をブランクとし、下式を用いて陰イオン交換容量を算出した。 なお f は 0.5 mol L⁻¹ 水酸化ナトリウム溶液のファクターである。

$$(陰イオン交換容量) = 0.5 × f × \left\{ \frac{(ブランク値) - (滴定値)}{(RP - SAX 重量)} \right\}$$

5.2.5.2. 流量の影響

陰イオン交換焼結体を挿入したカートリッジを用いて各化合物の回収率に及ぼす 流量の影響ついて検討した。本検討には中性化合物であるカフェインおよびアセト アミノフェンを用いた。それぞれの5 mg mL⁻¹溶液 10 mL を,5 mL min⁻¹, 10 mL min⁻¹, 20 mL min⁻¹ または 30 mL min⁻¹ で通液した後,0.1 mol L⁻¹ 酢酸アンモニウ ム溶液/メタノール混合溶液(95/5) 2 mL で洗浄した。洗浄後,メタノール 2 mL でカ フェインおよびアセトアミノフェンを溶出させた。溶出液を紫外可視分光光度計で測 定し,標準溶液の吸光度との比較から回収率を求めた。

中性, 塩基性および酸性化合物を0.5~5 mg L⁻¹ 含む試料溶液 10 mL をカートリッジに通液し, 0.1 mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液/メタノール混合溶液(95/5) 2 mL で洗浄した後, メタノール 2 mL で保持された各化合物を溶出させた。さらに酸性化合物を溶出させるため 2%(w/v)ギ酸溶液/メタノール混合溶液 4 mL を通液した。溶出液中の各化合物濃度は HPLC を用いて測定し、回収率を得た。

5.3. 結果と考察

5.3.1. 陰イオン交換焼結体の基本特性

すべての焼結温度で円柱型の焼結体を得ることができたが,焼結温度 120 °C のものは脆弱で離型時に崩壊するものがあった。また焼結温度 150 °C のものは焼

結体表面に PE が溶融してできた被膜が観察され, 粒子間空隙が閉塞している可能性が示唆された。焼結温度 130°C で成型した円柱型の焼結型固相抽出剤の 外観写真および表面の電子顕微鏡写真を Fig. 5.2 に示す。Fig. 5.2b から, 混合 した PE が溶融して RP-SAX を保持していることや, RP-SAX が適度な空隙を有して 混合されている様子が観察された。陰イオン交換焼結体の寸法精度を調べたところ, 直径 9.00 ± 0.02 mm, 高さ 10.10 ± 0.01mm, 重量 0.260 ± 0.004 g (いずれも平 均値±標準偏差, n = 10)であった。いずれの相対標準偏差も 1.6% 以内であり, 精 度良く調製できていた。



Fig. 5.2 Photograph (a) and SEM image (b) of the sintered material containing anion exchange resin.

焼結温度 130 °C および 140 °C で成型した陰イオン交換焼結体を固相抽出用 空カートリッジに挿入し、 - 30 kPaの減圧下で純水の通過流速を調べた。その結果、 焼結温度 130 °C で調製した陰イオン交換焼結体を充填したカートリッジは 32 mL min^{-1} ,焼結温度 140 °C のものでは 12 mL min^{-1} の通過流量であった。また未焼 結の RP-SAX 充填カートリッジの純水通過流量は 31 mL min^{-1} であった。これらの 結果から焼結温度 140 °C では粒子間空隙の部分的な閉塞が生じており、焼結 温度 130 °C のものは粒子間空隙の閉塞はなく十分な多孔性を有していると判断し た。また上記評価に用いた陰イオン交換焼結体の溶出液と純水とを粒度分布測 定装置にて測定したところ, 粒度分布は同等であることから, 陰イオン交換焼結体 からの漏出はないと判断した。以上の結果から, 焼結温度 130°C の陰イオン交換 焼結体を用いて以後の検討を行うこととした。

メスシリンダを用いて測定した RP-SAX の単位乾燥体積とメタノールで膨潤させた 単位膨潤体積との比(膨潤度)は1.62 であり,陰イオン交換焼結体中の樹脂が膨 潤すれば焼結形状が破壊される恐れがある。そこで陰イオン交換焼結体をメタノー ルおよびアセトニトリル中に浸漬させ,超音波洗浄機にて20 min 超音波を照射して 形状の変化を観察したところ,陰イオン交換焼結体はこれら溶媒中でも焼結形状が 崩れることなく,重量変化も見られなかった。ただし溶液中に微粒子が極僅かに観 察され,これは陰イオン交換焼結体の端部が僅かに欠落したものと推定した。

逆滴定法により求めた未焼結の RP-SAX の陰イオン交換容量は 0.34 meq g⁻¹ であった。また陰イオン交換焼結体の陰イオン交換容量は 0.040 meq であった。平 均重量 0.260 g の陰イオン交換焼結体中には,計算上 0.130 g の RP-SAX が焼 結混合されている。したがって理論上の陰イオン交換焼結体の陰イオン交換容量は 0.044 meq であり,焼結された RP-SAX の陰イオン交換基のうち約 90%が機能して いると考えられる。以上の結果から, RP-SAX は PEとの焼結後もイオン交換能が有 効に発現されており, PE の疎水性や焼結時の加熱,さらには PEによる固定化の影 響を受けないことが判った。

5.3.2. 陰イオン交換焼結体の吸着特性

焼結温度 130 °C で成型した陰イオン交換焼結体を挿入したカートリッジを用いて 各化合物の回収率に及ぼす流量の影響を調べた。コンディショニングしたカートリッジ に, 0.1 mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液で希釈したカフェイン溶液(5 μ g mL⁻¹)および アセトアミノフェン溶液(5 μ g mL⁻¹)各 10 mL を流量 5 ~ 30 mL min⁻¹ で通液した。 通液後のカートリッジを洗浄後,メタノールで溶出させた溶液中のカフェインおよびア セトアミノフェンを測定し,求めた回収率をFig. 5.3 に示す。この結果より,流量が30 mL min⁻¹であっても回収率はほぼ100%となり,この流量範囲では抽出回収率への 影響がないことがわかった。



Fig. 5.3 Effect of the solution flow rate on the recoveries of caffeine (A) and acetaminophen (B) on the sintered material containing anion exchange resin.

Caffeine and acetaminophen, 5 mg L^{-1} each; solution volume, 10 mL.

次いで,中性,塩基性および酸性化合物を用いて回収率を調べた。操作は上 記と同様であり,試料溶液の流量は10 mL min⁻¹とした。また,酸性化合物はイオン 交換相互作用により RP-SAX に強く吸着されると考えられるため,メタノール通液後 に2%(w/v)ギ酸溶液/メタノール混合溶液を通液して溶出させた。溶出液中の各 化合物濃度を HPLC により測定し,回収率を得た。陰イオン交換焼結体を用いた
各化合物の回収率の結果を,未焼成の RP-SAX 充填カートリッジを用いた場合の 結果とともに Table 5.1 に示す。陰イオン交換焼結体における中性および塩基性化 合物の回収率は92~104%であり,これらの化合物は疎水性相互作用により定量 的に吸着・溶出された。また得られた回収率は未焼成の RP-SAX と同等であり, PE による焼結の影響はほとんどないものと判断した。

一方,酸性化合物はメタノール2mLではほとんど溶出されなかったが,2%(w/v) ギ酸溶液/メタノール混合溶液4mLを通液することにより溶出できた。アセチルサリ チル酸, ナプロキセンとサリチル酸の p K_a は, それぞれ 3.49, 4.15 および 2.97 である ¹⁰⁰⁾。このことから酸性化合物は RP-SAX にイオン交換相互作用により吸着されてい ると考えられる。またナプロキセンおよびサリチル酸の回収率は95%以上であり、定 量的に吸着・溶出できることがわかった。しかしながらアセチルサリチル酸の回収率 は90%以下であった。未焼成のRP-SAX 充填カートリッジにおいても同様の結果で あったため,陰イオン交換焼結体に再度2%(w/v)ギ酸溶液/メタノール混合溶液4 mLを通液したところ, 7.8%のアセチルサリチル酸が溶出された。イオン交換相互作 用が支配的であると考えると、pKaの低いサリチル酸のほうが強く保持されなければ ならないが,本 検 討 結 果では逆 転している。 アセチルサリチル 酸,サリチル 酸および ナプロキセンのオクタノール/水分配比(Log $P_{o/w}$)はそれぞれ 1.19, 2.26 および 3.18 であり, 溶解度はそれぞれ 4600 mg L^{-1} , 2240 mg L^{-1} および 15.9 mg L^{-1} である 100 。 アセチルサリチル酸は Log Poly が最も低く, 溶解度が最も大きい。このことからアセ チルサリチル酸はサリチル酸およびナプロキセンと比較して RP-SAX のイオン交換基 近傍の水和層に浸透しやすく、より明確なイオン交換相互作用を受けやすいために 最も強く吸着されたものと推測される。しかしながら本検討に用いた RP-SAX は芳香 環に基づく疎水性相互作用,第四級アンモニウム基に基づくイオン交換相互作用 のほかに、グリシジル基の開環により生成するジオール基に基づく親水性相互作用 などの複数の相互作用が発現する。そのため, RP-SAX におけるイオン性化合物の

吸着挙動の予測は容易ではない。アセチルサリチル酸は,その吸着機構に関しては 詳細な検討が必要ではあるが,複合型の相互作用によって RP-SAX に吸着された ものと考えられる。したがって,本陰イオン交換焼結体を実試料の測定に適用するに は,溶出液の液量やギ酸濃度などに関するさらなる検討が必要となる。

		Eluent			
Analyte		CH ₃	ОН	2%(w/v) HCOOH / CH ₃ OH	
		Sintered	Bulk	Sintered	Bulk
Neutral	Acetoaminophen	103.0	101.7	_	_
	Caffeine	97.0	98.5	_	-
	Theobromine	92.0	97.1	_	-
Basic	Atenolol	104.3	103.0	_	_
	Procaine	104.0	103.5	_	-
	Procainamide	100.7	100.5	_	-
Acidic	Acetylsalicylic acid	NE	NE	88.0	86.9
	Naproxen	NE	NE	101.0	96.8
	Salicylic acid	NE	NE	94.7	104.6

Table 5.1	Recoveries	of analytes	s on the	sintered	material	containing	anion

Solution volume, 10 mL; eluent, CH₃OH (2 mL) or 2%(w/v) HCOOH / CH₃OH (4 mL).

NE means that the analyte was not eluted.

本検討は,実用化を前提とした基礎的試験であり,焼結用熱可塑性樹脂として 工業的に利用されているPEを用いて行った。しかしながらPEは疎水性であり,混 合・焼結される吸着剤の特性を変化させてしまう恐れがある。特に本検討で用いた RP-SAX のようなイオン交換相互作用を発現する吸着剤の場合には、ポリエチレン の疎水性によりイオン交換基の水和性が低下してしまう恐れがある。本検討で用い た各化合物の吸着特性および陰イオン交換容量の結果から、本検討において調 製した陰イオン交換焼結体は疎水性相互作用およびイオン交換相互作用を明確 に発現しており、焼結に用いた PE の影響はほとんどないと判断した。

5.4. 結言

本検討では,粒子状吸着剤含有焼結多孔体の調製技術の確立を目的として, PEとRP-SAXとを混合・焼成して陰イオン交換焼結体を得た。得られた陰イオン交換焼結体はモノリス様の連続多孔体であり,PEの疎水性の影響を受けることなく明確なイオン交換相互作用を発現した。焼結形状は本検討で調製した円柱型のほかにも,金型を調製することで多彩な形状を持つ焼結体を調製可能である。また, 混合された粒子状吸着剤は焼結化により漏出することがほとんどないため,一般の 固相抽出カートリッジにおいて必要不可欠なフリット(フィルター)が不要となる可能性 もある。以上のことから本焼結法は固相抽出剤形状の多様化手法の一つとして有 用であると考えられる。 第6章

カルボキシメチル化ペンタエチレンヘキサミンを 固定化したキレート樹脂と熱可塑性樹脂とを用い た焼結型元素吸着剤による微量元素の固相抽出分 離に関する研究

6.1.緒言

第5章ではRP-SAXと, 焼結技術において熱可塑性樹脂として多用されている PEとを混合・焼成し, 陰イオン交換焼結体を調製した。 陰イオン交換焼結体は良好 な通液性を有し, PEの疎水性の影響を受けずに明確なイオン交換相互作用を発 現することを示した。この調製方法においては, 吸着剤の種類を変更することで様々 な機能を持ち, 金型の形状を変更することで, ディスク型, 針型, 円錐型, カップ型 など, 種々の形状の焼結型吸着剤を調製できる可能性がある。

そこで本検討では吸着剤混合率が大きく,形状の多様化が容易である本焼結 型吸着剤調製法を用い,PEとキレート樹脂とを混合・焼成して焼結型元素吸着 剤(キレート樹脂焼結体)を調製することとした。キレート樹脂としては,環境水中の微 量元素の分離・濃縮に有効である CM-PEHA 樹脂を用いた。また本検討では熱 可塑性樹脂として疎水性の PE に加えて,鹸化度を調整することで親水性を付与 できるエチレンー酢酸ビニル共重合体(EVA)を用いてキレート樹脂焼結体を調製し た。これらを用いて微量元素の吸着特性について調べ,混合する熱可塑性樹脂の 影響や焼結形状の影響を評価した。得られたキレート樹脂焼結体を用いて地下水 認証標準物質ならびに井戸水に添加した微量元素の分離・濃縮を行い,実試料 に対する適用の可能性について検討した。

6.2. 実験

6.2.1. 装置

CM-PEHA 樹脂の粒子径・粒度分布および細孔物性は,第5章と同じ機器で 測定した。各元素の定量に用いた ICP-AES は第3章と,また FAAS は第4章と 同じ機器を使用した。試料溶液のpH 測定ならびに表面状態の観察に用いた SEM は第3章と同じ機器を用いた。

6.2.2. 試薬

純水は第2章と同じ機器を用いて精製し使用した。キレート樹脂の調製には第5章と同じ試薬を用いた。焼結体の調製時に用いる熱可塑性樹脂には住友精化 製フローセン[®]F13142N(PE)または日本ポリエチレン製ノバテックTMLV1511(EVA) を使用した。硝酸およびアンモニア水は第3章と同じのものを、その他の試薬は和光 純薬工業製試薬特級のものを用いた。元素混合標準液および銅標準液は第2 章と同じものを使用した。地下水認証標準物質には SCP SCIENCE 製 EnviroMATTM Ground Water ES-L-1を用いた。

6.2.3. キレート樹脂焼結体の調製

CM-PEHA 樹脂は第3章と同様に調製し,第5章と同様に分級した。また円柱 型キレート樹脂焼結体の調製には第5章で使用した金型を用いた。CM-PEHA 樹 脂 12gとPE 28g(吸着剤混率 30%(w/w)) および PE 12g(吸着剤混率 50%(w/w)) とを加えて混合し、焼結用金型を振動させながら混合粒子を充填した。 金型を恒温槽に入れ,130°C で 20 min 加熱して円柱型キレート樹脂焼結体を得 た。またアルミブロックをディスク型に加工した焼結用金型(直径:47.5 mm,高さ: 2.1 mm)を作製し、ディスク型キレート樹脂焼結体を調製した。熱可塑性樹脂には PE または EVA を用い、CM-PEHA 樹脂との混率はいずれも50%(w/w)とした。

6.2.4. 操作

6.2.4.1. 円柱型キレート樹脂焼結体の基本特性

円柱型キレート樹脂焼結体は固相抽出用空カートリッジ(日本フイルコン製エン プティシリンジ型カートリッジ、3 mL)にフリットなしで挿入した。またキレート樹脂焼結体 の調製に用いた CM-PEHA 樹脂と同量の未焼成 CM-PEHA 樹脂 144 mg を同様の固相抽出用 空カートリッジに充填した。各カートリッジに対してメタノール 5 mL, 3 mol L⁻¹ 硝酸 10 mL, 純水 20 mL, 0.1 mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液 10 mL の順に通液して樹脂をコンディショニングした後に使用した。

pH5に調整した5mmol L⁻¹硫酸銅溶液を用いて,円柱型キレート樹脂焼結体 (CM-PEHA樹脂混率 30%(w/w)および 50%(w/w))と未焼成の CM-PEHA樹脂 の銅吸着容量を調べた。5mmol L⁻¹硫酸銅溶液を各カートリッジに加え,10min 溶液を保持した。その後,溶液を吸引し,純水で十分に洗浄し,3mol L⁻¹硝酸 3 mLを10min保持させて溶出した。溶出液は純水で10mLに定容し,FAASを用 いて定量した。定量結果より円柱型キレート樹脂焼結体に含まれる CM-PEHA樹 脂量あたりの銅吸着容量を算出した。

6.2.4.2. pH および試料溶液量の影響

元素混合標準液を用いて元素吸着に及ぼす pH の影響について検討した。元 素混合標準液は第3章と同様に調製し、流量10mL min⁻¹で各カートリッジに通 液し元素を吸着した。カートリッジを純水で洗浄した後、吸着された元素を3mol L⁻¹ 硝酸3mL で溶出した。溶出液を純水で10mL に定容し、この溶液中の各元素を ICP-AESを用いて定量し、回収率を得た。

次に CM-PEHA 樹脂 混率 50%(w/w)の円柱型キレート樹脂焼結体を用いて回 収率に及ぼす試料溶液量の影響について検討した。本検討は,上述の pH の影 響の検討で回収率の高かったカドミウム,コバルト,銅,鉄,ニッケル,鉛,チタン, バナジウムおよび亜鉛を用いて行った。試料溶液の調製は第3章と同様に行い, 上記同様に吸着・洗浄・溶出・定容・定量し,回収率を得た。

6.2.4.3. 焼結形状の影響

ディスク型キレート樹脂焼結体による元素吸着に及ぼす pH の影響は回収率の 高かった上記9元素を用いて行った。円柱型キレート樹脂焼結体,ディスク型キレー ト樹脂焼結体そして未焼成の CM-PEHA 樹脂の結果を比較して焼結形状による 影響を検討した。ディスク型キレート樹脂焼結体は直径12.7 mmに抜き取り,2枚重 ねて固相抽出用空カートリッジ(日本フイルコン製エンプティシリンジ型カートリッジ,6 mL)にフリットなしで充填して使用した。また流量を変化させ,各元素の回収率に及 ぼす影響について円柱型キレート樹脂焼結体,ディスク型キレート樹脂焼結体そして 未焼成の CM-PEHA 樹脂の結果と比較検討した。本検討にも上記9元素を用い, pHを5.5 に調整した試料溶液100 mLを流量5~25 mL min⁻¹で通液して元素を 吸着・洗浄・溶出・定容・定量し,回収率を得た。

6.2.4.4. 熱可塑性樹脂の種類による影響

熱可塑性樹脂の種類による影響は, PE または EVA を用いて調製した CM-PEHA 樹脂混率 50%(w/w)のディスク型キレート樹脂焼結体を用いて検討した。 各ディスク型キレート樹脂焼結体は固相抽出用空カートリッジに充填し,コンディショ ニングを行って検討に用いた。pH の影響は上記 9 元素を用いて行った。また流量を 変化させて回収率に及ぼす影響についても同様に検討した。得られた結果を比較 して熱可塑性樹脂の種類による影響を考察した。

6.2.4.5. 実試料への適用性

ディスク型キレート樹脂焼結体を用いて市販認証標準物質中および地下水中の 微量元素の分離・濃縮を行い,実試料への適用性について調べた。地下水認証 標準物質 EnviroMATTM Ground Water ES-L-1 300 mL に 0.1 mol L⁻¹ 酢酸アン モニウム溶液 15 mL を添加し,硝酸で pH 5.5 に調整して,流量 3 mL min⁻¹で各 カートリッジに通液した。また富山大学にて採水した井戸水 100 mL に 0.1 mol L⁻¹ 酢酸アンモニウム溶液 5 mL を添加して pH 5 に調整し, 元素 混合標準液を添加し て各元素の絶対量を 10 μ g に調整した。この試料溶液を流量 10 mL min⁻¹で各カ ートリッジに通液し元素を吸着した。上記同様にカートリッジを洗浄・溶出・定容・定 量し, 回収率を得た。

6.3. 結果と考察

6.3.1. PEを用いた円柱型キレート樹脂焼結体の基本特性

第5章で検討した方法と同様に,一般的な焼結技術で熱可塑性樹脂として多用されているPEを用い,円柱型キレート樹脂焼結体を調製した。

得られた円柱型キレート樹脂焼結体の寸法,重量および銅吸着容量をTable 6.1 に示す。CM-PEHA 樹脂の混率は30%(w/w)または50%(w/w)にて調製したが, CM-PEHA 樹脂の混率が増加するほど直径ならびに高さが小さくなる傾向があった。 しかしながら同一混率においては相対標準偏差が1%以内であり,良好な寸法精 度が得られた。メスシリンダを用いて測定した CM-PEHA 樹脂の単位乾燥体積とメ タノールで膨潤させた単位膨潤体積との比(膨潤度)は1.2と非常に小さかった。焼 結に用いる CM-PEHA 樹脂は水洗後にメタノール洗浄を行い,風乾してから使用し ている。CM-PEHA 樹脂の水およびメタノール含有量の詳細な検討は行っていない が, CM-PEHA 樹脂の水およびメタノール含有量の詳細な検討は行っていない が, CM-PEHA 樹脂のあよびに官能基は親水性であり,完全に水分を 除くことは困難であると推測される。そのため焼結に用いた CM-PEHA 樹脂は水およ びメタノールによりわずかに膨潤していた可能性がある。この場合には,130°C で 20 min 焼結すると, CM-PEHA 樹脂に残存していた水およびメタノールは揮発すると考 えられる。そのため焼結後は CM-PEHA 樹脂の体積が収縮し, CM-PEHA 樹脂の 混率が大きいほど焼結体の収縮が大きくなったと推測した。

Table 6.1 Characteristics of the cylinder-type sintered materials prepared by using PE as a binder

Content ^a /	Diameter ^b /	Height ^b /	Weight ^b / g	Adsorption capacity for Cu ^c /	
%(w/w)	mm	mm		mmol g ⁻¹	
				Sintered	СМ-РЕНА
				adsorbent ^d	resin ^e
100	8.90 ± 0.02	9.98 ± 0.02	0.261 ± 0.002	-	-
50	8.83 ± 0.06	9.89 ± 0.03	0.260 ± 0.004	0.102 ± 0.008	0.210 ± 0.012
30	8.87 ± 0.02	9.94 ± 0.02	0.261 ± 0.003	0.0560 ± 0.0054	0.200 ± 0.023

a : Content of CM-PEHA resin in the cylinder-type sintered materials.

b : Mean \pm standard deviation (n = 5). c : Mean \pm standard deviation (n = 3).

d : The amount of Cu adsorbed divided by the weight of the sintered material.

e : The amount of Cu adsorbed divided by the weight of the CM-PEHA resin.

続いて Fig. 6.1 に混率と銅吸着容量との関係を示す。ここで混率 100%(w/w)は 未焼成の CM-PEHA 樹脂を意味しており,他の混率の場合の銅吸着容量は得ら れた銅吸着量を CM-PEHA 樹脂含有量で除して示している。Fig. 6.1 によれば,銅 吸着容量は混率に依存せず未焼成の CM-PEHA 樹脂の吸着容量を維持してい る。ただし CM-PEHA 樹脂混率が 30%(w/w)の場合は混率 50%(w/w)および 100%(w/w)の場合と比較して値のばらつきが大きくなっていた。そこで以後の検討は CM-PEHA 樹脂混率 50%(w/w)で行うこととした。



Fig. 6.1 Effect of the content of CM-PEHA resin in the cylinder-type sintered material on the adsorption capacity for Cu.

The adsorption capacity was calculated by dividing the adsorbed amount of Cu by the amount of CM-PEHA resin in the sintered material. The error bar shows the standard deviation (n=3).

6.3.2. pH および試料溶液量の影響

元素混合標準液を用いて CM-PEHA 樹脂混率 50%(w/w)の PE 製円柱型キレ ート樹脂焼結体の元素吸着に及ぼす pH の影響を調べたところ, Fig. 6.2 に示すよ うに CM-PEHA 樹脂の特性を反映した結果が得られた。また pH 5.5 においてカドミ ウム, コバルト, 銅, 鉄, ニッケル, 鉛, チタン, バナジウムそして亜鉛に対する試料溶 液量の影響を調べたところ, 検討した範囲の試料溶液量においては pH の影響の 検討時に得られた結果と矛盾 せず, 安定して高い回 収率が得られることがわかった。 以上の結果からPEを用いた円柱型キレート樹脂焼結体は微量元素の濃縮・分離 に有効であると考えられる。



Fig. 6.2 Effect of pH on the recoveries of 21 elements using the cylinder-type sintered material and CM-PEHA resin.

Extraction : Solution volume, 100 mL ; each element, 10 μ g ; flow rate, 10 mL min⁻¹. Elution : 3 mol L⁻¹ HNO₃ 3 mL.

- : The cylinder-type sintered material (50%(w/w) CM-PEHA resin).
- : CM-PEHA resin.

6.3.3. PE を用いた焼結体の形状による影響

多量の試料を迅速に通液可能なディスク型キレート樹脂焼結体の調製を試みた。 PEとCM-PEHA 樹脂とを混合し、ディスク型金型に充填・焼成してCM-PEHA 樹 脂混率 50%(w/w)のディスク型キレート樹脂焼結体を得た。得られた焼結体は直径 46.5 ± 0.2 mm, 高さ1.98 ± 0.02 mm, 重量 1.45 ± 0.02 g (いずれも平均値 ± 標準偏差, n = 5)であり, 相対標準偏差が1.4%以内と良好な寸法精度で焼結 体が得られた。そこで CM-PEHA 樹脂を混合せず PE のみを用いた焼結体(Fig. 6.3a)および CM-PEHA 樹脂混率 50%(w/w)のディスク型キレート樹脂焼結体(Fig. 6.3b)の表面状態をSEMにて観察した。参考として市販のディスク型固相抽出剤で あり,環境試料中の微量元素の分離・濃縮に使用されている3MTMエムポアTMキ レートディスク¹⁰¹⁻¹⁰²⁾についても観察した。PEのみを用いた焼結体の観察結果から, 焼結体が連続多孔体を形成していることがわかった。またディスク型キレート樹脂焼 結体の観察により, PE が形成した連続多孔空間に CM-PEHA 樹脂が保持されて いる様子が確認された。さらに CM-PEHA 樹脂と PE との間には空隙が観察された。 一方 3MTM エムポアTM キレートディスクの表面状態を調べたところ, 今回調製したキ レート樹脂焼結体とは異なり,非常に微細な真球状の粒子が高密度に集合してお り、繊維で固定化されている様子が観察された。



Fig. 6.3 SEM images of the disk-type sintered materials and commercially available chelating disk (3MTM EmporeTM Chelating Disks).

- a : Disk-type sintered material without CM-PEHA resin.
- b : Disk-type sintered material prepared by using CM-PEHA resin and PE (50%(w/w) CM-PEHA resin).
- $c: 3M^{TM}$ EmporeTM Chelating Disks.

続いて元素混合標準液を用いて各元素の吸着特性を調べた。CM-PEHA樹脂 を用いて広い pH範囲で高い回収率が得られるカドミウム,コバルト,銅,鉄,ニッケ ル,鉛,チタン,バナジウムそして亜鉛について pHと回収率との関係を調べた。その 結果を Fig. 6.4 に示す。なおディスク型キレート樹脂焼結体は直径 12.7 mm に抜き 取り,2 枚重ねて固相抽出用空カートリッジに充填して使用した。また比較としてディ スク型キレート樹脂焼結体に混合されている量と同量の CM-PEHA 樹脂を固相抽



Fig. 6.4 Effect of pH on the recoveries of some trace elements using the sintered materials and CM-PEHA resin.

Extraction : Solution volume, 100 mL ; each element, 10 μ g ; flow rate, 3 mL min⁻¹. Elution : 3 mol L⁻¹ HNO₃, 3 mL.

- •: Cylinder-type sintered material (PE, 50%(w/w) CM-PEHA resin).
- ▲: Disk-type sintered material (PE, 50%(w/w) CM-PEHA resin).
- CM-PEHA resin.



Flow rate / mL min⁻¹

Fig.6.5 Effect of flow rate on the recoveries of some trace elements using sintered materials and CM-PEHA resin.

Extraction : Sample volume, 100 mL ; each element, 10 $\mu g.$

- Elution : $3 \text{ mol } L^{-1} \text{ HNO}_3 3 \text{ mL}.$
- •: Cylinder-type sintered material (PE, 50%(w/w) CM-PEHA resin).
- ▲: Disk-type sintered material (PE, 50%(w/w) CM-PEHA resin).
- CM-PEHA resin.

出用空カートリッジに充填して行った検討結果も併せて示す。その結果,ディスク型 キレート樹脂焼結体について,pH2におけるチタンの回収率に低下が見られたが, なお80%と高い回収率を示すことや,その他8元素については焼結形状による影響 が見られないことから,影響は軽微であると考えられる。続いて前述の元素について 回収率に及ぼす流量の影響を検討したところ,全9元素において回収率の顕著な 変化は見られなかった(Fig. 6.5)。以上より,PEと焼結して得られたキレート樹脂焼 結体の回収率は焼結形状に依存しないと考えられる。

6.3.4. 熱可塑性樹脂の種類による影響

熱可塑性樹脂を,柔軟性に優れ,親水性付与も容易な EVA(酢酸ビニル含有量 1.5%(w/w))に変更してディスク型キレート樹脂焼結体を調製した。得られたディスク型キレート樹脂焼結体の寸法を調べたところ,直径 46.7 ± 0.3 mm,高さ 1.98 ± 0.03 mm,重量 1.35 ± 0.04 g (いずれも平均値 ± 標準偏差, n = 5)であり,PEを用いたディスク型キレート焼結体よりもわずかに標準偏差が大きいものの,相対標準偏差は 3% 以内であり,良好な寸法精度で焼結体が得られた。

次にSEMにて表面状態を観察したところ, EVAを用いたキレート樹脂焼結体はPE の場合と同様にEVAにより形成された多孔空間にCM-PEHA樹脂が保持されて いる様子が観察された(Fig. 6.6a)。またEVAとCM-PEHA樹脂との間には空隙が 観察された。一方, EVAはPEよりも粒子径が大きく, EVAが形成する多孔空間は 明らかに大きかった。また表面で観察されるCM-PEHA樹脂が非常に少ないため, EVA樹脂を用いて調製したディスク型キレート焼結体を切断し, 切断面を観察したと ころ, CM-PEHA樹脂が偏在している様子が観察された(Fig. 6.6b)。このことから CM-PEHA樹脂とEVAが均一に混合されていない可能性がうかがえる。これは熱 可 塑性樹脂の種類または粒子径の影響であると考えられるが, EVA は PE に比べて やわらかく、低融点の熱可塑性樹脂である。そのため粉砕が容易ではなく、目的の 粒子径が得られにくい。また樹脂メーカが提供する規格値には, PE の場合と異なり 粒子径の記載がない。したがってEVA は入手可能な粒子径が限定的であるため, これ以上の詳細な検討はできなかった。



Fig. 6.6 SEM images of the disk-type sintered material prepared by using CM-PEHA resin and EVA (50%(w/w) CM-PEHA resin).

a : Surface of the disk-type sintered material.

b : Cross section of the disk-type sintered material.

CM-PEHA樹脂において広いpH範囲で高い回収率が得られるカドミウム,コバルト, 銅,鉄,ニッケル,鉛,チタン,バナジウムそして亜鉛を用いて,EVAで調製したディス ク型キレート樹脂焼結体における各元素の回収率に及ぼすpHの影響を調べた。 得られた結果をPEの場合の結果と併せてFig. 6.7に示す。pH 3.5~10の範囲に おいては熱可塑性樹脂による影響は見られなかった。しかしながらpH 2 付近では銅, 鉄,バナジウムを除き回収率が低下した。このような低pHでの回収率の低下は,第 3 章の CM-PEHA樹脂混合繊維でも観測されており,その理由は繊維の



Fig. 6.7 Effect of pH on the recoveries of some trace elements using the disk-type sintered material containing PE (▲) or EVA (◆) as a binder.
Extraction : Solution volume, 100 mL; each element, 10 µg; flow rate, 3 mL min⁻¹.
Elution : 3 mol L⁻¹ HNO₃, 3 mL.

CM-PEHA 樹脂含有量が低いためであると推察した。本検討においても第3章 と同様の結果が得られていることから,低pHでの回収率の低下はCM-PEHA 樹 脂含有量の低下に起因すると考えられる。上述したSEM 観察結果から,EVAと CM-PEHA 樹脂との間にはPE の場合と同様の空隙が観察されるものの,キレート 樹脂焼結体の中にCM-PEHA 樹脂は偏在していた。CM-PEHA 樹脂が多く集積 している部分は,CM-PEHA 樹脂が点在する部分よりも通液抵抗が大きいことが予 想される。そのため EVA を用いて調製したディスク型キレート樹脂焼結体内部の通 液抵抗は均一ではなく、CM-PEHA 樹脂の点在している箇所を試料溶液が流れた 可能性が考えられる。その場合には CM-PEHA 樹脂が有効に使用されず、見かけ 上, CM-PEHA 樹脂含有量が低くなるため、低 pH で回収率が低下したと推測した。 この問題は EVA の粒子 径を最適化することで解消される可能性がある。熱可塑性 樹脂の種類による影響を詳細に調べるためには、この EVA の粒子 径の最適化が 必要であるが、粒子径の異なる EVA の調製は前述のとおり非常に困難である。

続いて前述の9元素を用いて,回収率に及ぼす流量の影響について検討したと ころ,カドミウム,ニッケル,バナジウムに対しては流量が大きくなると回収率が低下す る傾向が示されたが,その影響は軽微であった(Fig. 6.8)。

以上より, EVA を用いた場合には, 低 pH 領域において, また高流量下において 回収率が若干低下する傾向が観察された。本検討では熱可塑性樹脂の種類の 影響を調べるために, 親水性付与が容易な EVA を用いて焼結体の調製を試みた が, 顕著な効果は認められなかった。熱可塑性樹脂の種類による影響の詳細な 検討には熱可塑性樹脂の粒子径を任意に調製する必要があり, 現時点では調製 は困難であることから, この点は今後の課題としたい。



Fig.6.8 Effect of flow rate on the recoveries of some trace elements using the disk-type sintered material containing PE (▲) or EVA (◆) as a binder.
Extraction : Solution volume, 100 mL; each element, 10 µg.
Elution : 3 mol L⁻¹ HNO₃, 3 mL.

6.3.5. 実試料への適用性

これまでの検討により、キレート樹脂焼結体は PE の疎水性による影響を受けず、 焼結形状による影響もほとんど見られないことがわかった。そこで PE による

CM-PEHA 樹脂混率 50%(w/w)のキレート樹脂焼結体を用いて実試料への適用 性について検討した。なお焼結体の形状は、多量の試料を迅速に通液可能なディ スク型とし、前述のとおり直径 12.7 mmに抜き取り固相抽出用空カートリッジに 2 枚 充填して使用した。

地下水認証標準物質を用いて前述の9元素の分離・濃縮を行い,溶出後 ICP-AES にてこれらを定量した。Table 6.2 に示すように,認証値が設定されていな い鉛とチタンを除き,カドミウムおよび鉄については信頼区間内で,その他の元素に ついては許容区間内で定量できた。次に富山大学五福キャンパス内の井戸から 採取した井戸水に元素混合標準液を添加して試料溶液を調製し,同様に9元素 を定量したところ,チタンは87.9%,その他の元素はいずれも90%以上の高い回収 率が得られた。このことから実試料中のこれら元素の分離・濃縮への適用可能性 が明確に示された。

Element	Found ^a / mg L^{-1}	R.S.D.,	Certified	Confidence	Tolerance
		%	value / mg L ⁻¹	interval / mg L ⁻¹	interval / mg L ⁻¹
Cd	$0.011 \pm 0.000_2$	2.2	0.010	0.009 - 0.011	0.007 - 0.013
Co	0.056 ± 0.002	2.7	0.051	0.050 - 0.052	0.043 - 0.059
Cu	0.024 ± 0.001	2.3	0.020	0.018 - 0.022	0.009 - 0.031
Fe	0.023 ± 0.001	4.5	0.021	0.019 - 0.023	0.007 - 0.035
Ni	$0.012 \pm 0.000_3$	2.5	0.010	0.0096 - 0.0104	0.007 - 0.013
Pb	0.006 ± 0.001	8.8	0.002 ^b	_	-
Ti	$0.001 \pm 0.000_3$	35.8	_	_	-
V	0.012 ± 0.002	15.9	0.010	0.009 - 0.011	0.007 - 0.013
Zn	0.024 ± 0.001	3.2	0.021	0.020 - 0.022	0.013 - 0.029

Table 6.2 Results for determination of 9 elements in the certified reference material (EnviroMATTM Ground Water ES-L-1)

Extraction : Solution volume, 100 mL; pH, 5.5; flow rate, 3 mL min⁻¹.

Elution : 3 mol L^{-1} HNO₃, 3 mL.

a : Mean \pm standard deviation (n = 6).

b : The value is not certified; it is listed for information only.

R.S.D.: Relative standard deviation.

Element	Found ^a / µg	R.S.D., %
Cd	9.81 ± 0.20	2.0
Co	9.92 ± 0.19	2.9
Cu	10.6 ± 0.2	2.2
Fe	10.9 ± 0.3	2.7
Ni	9.77 ± 0.28	2.9
Pb	9.12 ± 0.23	2.5
Ti	8.79 ± 0.24	2.7
V	9.05 ± 0.36	4.2
Zn	10.2 ± 0.3	1.8

Table 6.3 Results for determination of 9 elements added in the well water

Extraction : Solution volume, 100 mL; each element, 10 μ g; pH, 5.5; flow rate, 3 mL min⁻¹. Elution : 3 mol L⁻¹ HNO₃, 3 mL.

a : Mean \pm standard deviation (n = 6).

R.S.D.: Relative standard deviation.

6.4.結言

第5章で固相抽出剤の多様化手法の一つとしての有効性を確認した焼結型吸 着剤調製法を用いてキレート樹脂焼結体を調製し、微量元素の吸着特性につい て検討した。熱可塑性樹脂として PEを用いた場合には、銅吸着容量は混率の影 響を受けず、焼結形状は回収率に影響せずに、混合・焼成した CM-PEHA 樹脂 の特徴を示し、安定した元素吸着能力を示すことが明らかとなった。また熱可塑性 樹脂の種類による影響の詳細な検討には、熱可塑性樹脂の粒子径を任意に調 製する必要があることがわかった。 PEによる CM-PEHA 樹脂 混率 50% (w/w)のディスク型キレート樹脂焼結体を用いて地下水認証標準物質ならびに井戸水に添加した微量元素の分離・濃縮を行い,溶出後に ICP-AES で定量したところ,高回収率かつ高精度の定量結果が得られたことから,実試料への適用可能性が示された。

以上のことから、本検討で得られたキレート樹脂焼結体は混合した CM-PEHA 樹脂の元素吸着能力を維持し、実試料中の微量元素が高精度に定量可能であり、 かつ焼結形状影響も少ないことから、固相抽出剤の多様化手法としての有用性 が明確に示された。

第 7 章

結論

本研究では固相抽出剤の形状多様化を目指し,繊維状吸着剤ならびに吸着 剤を含む新規な焼結型吸着剤を開発し,これらの固相抽出法への適用可能性に ついて評価した。

はじめに、微量元素の分離、濃縮に用いる官能基について詳細に検討した。多く の元素を同時に吸着可能であるアミノカルボン酸基に注目し、アミノカルボン酸基の 構造および基材樹脂の種類が異なる市販のアミノカルボン酸型キレート樹脂につい て基本特性や元素吸着特性を調べたところ、いずれのキレート樹脂もカドミウム、コ バルト、銅、鉄、マンガン、ニッケル、鉛、チタン、亜鉛など、多元素の分離・濃縮に 適用可能であった。回収率は鎖長が長いほど大きく、また疎水性の基材樹脂にお いては高流量下で回収率の低下が顕著であったことから、元素の吸着に対しては 官能基の錯形成能力ならびに基材樹脂が影響することがわかった。しかしながら鎖 長が長いほどマグネシウムやカルシウムなど目的元素の定量を妨げる元素に対する 回収率も大きくなった。一方で CM-PEIを官能基として導入したキレート樹脂は pH 7 以下においてマグネシウムやカルシウムなどを吸着せずに定量目的の微量元素を 吸着可能であった。共存物質存在下での微量元素の分離・濃縮においても、pH, 流量ならびに試料溶液量の影響をほとんど受けないことから、微量元素の分離・ 濃縮に対しては基材樹脂が親水性であり、CM-PEIのように錯形成能力が高く、共 存元素の吸着を抑制できる官能基が好適であることがわかった。

この結果に基づき, CM-PEIを固定化した樹脂と同等の能力を有するCM-PEHA 樹脂を用い, CM-PEHA 樹脂 微粒子とビスコースとを湿式 混合紡糸して

CM-PEHA 樹脂混合繊維を調製した。調製した CM-PEHA 樹脂混合繊維の元素吸着特性は,混合した CM-PEHA 樹脂の特性をほぼ維持していた。一方で,ナトリウム,カリウム,マグネシウム,カルシウムなどの回収率は微増した。また

CM-PEHA 樹脂混合繊維を用いて市販認証標準物質に含まれる微量元素の分離・濃縮を行ったところ,共存元素濃度の低い認証標準物質を用いた場合では認

証値とほぼ一致した値が得られた。しかしながら,共存元素濃度の高いものを用いた場合にはいくつかの元素の定量が妨害された。これらは CM-PEHA 樹脂混合繊維への CM-PEHA 樹脂の混合量が低いことが原因であると考えられ,樹脂混合繊維においては吸着容量の向上が課題であった。

そこで吸着容量の向上を目指し、上記の繊維調製法を用いてキレート性高分子 であるCM-PAAとビスコースとを混合し、これを湿式紡糸することにより新規なキレート 繊維を調製した。得られたキレート繊維は、カドミウム、コバルト、クロム、銅、鉄、マン ガン、ニッケル、鉛、チタン、亜鉛などの多くの元素に対して良好な回収率を与えた。 また、高塩濃度に調整した模擬廃水中の重金属元素を高流量下においても吸着 可能であり、調製したキレート繊維が水中の微量元素の分離・濃縮に有効であるこ とが示唆された。さらに本繊維状吸着剤調製法は、工業的に用いられているビスコ ース法によるレーヨン製造工程を変更することなく用いることが可能であり、容易に繊 維状吸着剤を量産可能であるため、産業的にも有益である。しかしながら、紡糸可 能なキレート性高分子には制限があり、用途に合わせて様々な官能基を導入した 繊維状吸着剤を調製することは困難である点が課題として残った。

この結果を受け,吸着容量を増大させ,同時に用途に合わせた吸着剤を任意の 形状に加工可能である吸着剤調製法について検討し,粒子状吸着剤と熱可塑 性樹脂とを混合・焼成する方法を考案した。疎水性相互作用とイオン交換相互作 用とを同時に発現可能な RP-SAX を調製し,これと PEとを混合・焼成して陰イオン 交換能を有する新規な陰イオン交換焼結体を調製した。得られた陰イオン交換焼 結体は,モノリス様の連続孔を有しており,通液性も良好であった。これを用いて疎 水性およびイオン性の異なる有機化合物の吸着特性を評価したところ,PEの疎水 性の影響を受けることなく明確なイオン交換相互作用を発現した。

そこで本焼結型吸着剤調製法を用い, CM-PEHA 樹脂を含有する新規なキレー ト樹脂焼結体を調製し,これを用いる微量元素の吸着特性について検討した。

CM-PEHA 樹脂は粉砕せずに熱可塑性樹脂と混合し,円柱型またはディスク型の 金型に充填・焼成してキレート樹脂焼結体を調製した。PEを用いた場合には,焼結 形状にほとんど依存せずに CM-PEHA 樹脂に由来する安定した元素吸着能力を 示すことが明らかとなり,微量元素の分離・濃縮に極めて有効であることが示された。 また熱可塑性樹脂として EVA を用いて行った検討結果より,焼結に用いる熱可塑 性樹脂の粒子径は任意に調製する必要があることがわかった。本焼結型吸着剤 調製法は金型を変更することで円柱型やディスク型以外にも針型,円錐型,カップ 型など多彩な形状が調製可能である。また吸着剤の種類を変更することで目的に 応じた成分の分離・濃縮が可能となる。

以上,本研究は微量元素の分離・濃縮に有用な固相抽出剤の形状の多様化 を目的として行った。基材樹脂が親水性であり、CM-PEIのように錯形成能力が高 く,共存元素の吸着を抑制できる官能基が好適であることから、同等の能力を持つ CM-PEHA樹脂を用いて形状加工が容易な繊維化を試みた。CM-PEHA樹脂を 粉砕し、ビスコースと混合して湿式紡糸することで調製した CM-PEHA樹脂混合繊 維は樹脂混合量が低く、CM-PEHA樹脂の元素吸着能力を十分に発現できなか った。そこで CM-PAAとビスコースとを混合して湿式紡糸して得たキレート繊維は高 塩濃度に調整した模擬廃水中の重金属元素を高流量下で吸着可能であった。し かしながら本調製法は紡糸可能なキレート性高分子に制限があり、用途に合わせ た繊維状吸着剤調製法としては課題が残った。この結果を受けて考案した焼結型 吸着剤は最適の吸着剤を任意の形状に加工可能であり、PEの疎水性に影響さ れず、混合した吸着剤の吸着能力を発現した。また元素吸着能力は焼結形状に 影響されないことから、微量元素の分離・濃縮に有用な固相抽出剤の形状の多 様化手法の一つとして有用であることが期待される。

引用文献

1) Chemical Abstracts Service : CAS REGISTRY surpasses 75 million small molecules,

http://www.cas.org/news/media-releases/75-millionth-substance (accessed 2014-12-06).

- 2) 環境省:化学物質の環境リスク評価,第12巻 (2014).
- 3) 化学物質の審査及び製造等の規制に関する法律,昭和四十八年法律第百十七号(1973).
- 4) 環境省:平成25年度版「化学物質と環境」(2013).
- 5) 特定化学物質の環境への排出量の把握等及び管理の改善の促進に関する 法律,平成十一年法律八十六号 (1999).
- Stockholm Convention : History of the negotiations of the Stockholm Convention,

http://chm.pops.int/TheConvention/Overview/History/Overview/tabid/354 9/Default.aspx (accessed 2014-09-25).

- 7) 日本石鹸洗剤工業会:界面活性剤のとト健康影響および環境影響に関する リスク評価 (2001).
- 8) 新エネルギー・産業技術総合開発機構:化学物質の初期リスク評価書 Ver.
 1.0, No. 5 (2005).
- 9) 環境省:化学物質の環境リスク評価,第6巻 (2008).
- 10) Van de Plassche, E.J., de Bruijin, J.H.M., Stephenson, R.R., Marshall, S.J.,
 Feijtel, T.C.J and Belanger, S.E. : *Environ. Toxicol. Chem.*, 18, 2653 (1999).
- 11) HERA : Linear Alkylbenzene Sulphonate Version 3.0 (2007).

- 12) 山本昭子,西山直宏,吉田浩介,山根雅之,石川百合子,三浦千明: 水環境学会誌, 33(1),1 (2010).
- 13) 食品衛生に関する監視指導の実施に関する指針,厚生労働省告示第 301号 (2003).
- 14) 厚生労働省: 食品に残留する農薬等に関する新しい制度(ポジティブリスト制度) について~農薬等の残留基準を規制する制度が変わりました~ (2006).
- 15) L. Järup : British Medical Bulletin, 68, 167 (2003).
- 16) J. Godt, F. Scheidig, C. Grosse-Siestrup, V. Esche, P. Brandenburg, A. Reich, D. A Groneberg : Journal of Occpational Medicine and Toxicology, 1:22 (2006).
- 17) G. Nordberg : The Journal of Trace Elements in Experimental Medicine, 16(4), 307 (2003).
- 18) S. Chaunuwatanakul, W. Dungchai, O. Chailapakul, S. Motomizu : Anal. Sci, 24, 589 (2008).
- 19) 農林水産省: 食品中のカドミウムに関する国際基準値(平成15年7月現在),
 http://www.maff.go.jp/j/syouan/nouan/kome/k_cd/kizyunti/(参照 2014-09-25).
- 20) 中村洋志:分析試料前処理ハンドブック, 丸善出版 (2003)
- 21) ジーエルサイエンス固相抽出ガイドブック編集委員会: 固相抽出ガイドブック, ジーエルサイエンス (2012).
- 22) 環境省水·大気環境局水環境課:要調査項目等調査マニュアル (2012).
- 23) 日本工業規格 JIS K 0102: 工場排水試験方法 (2013).
- 24) R.E. Majors : LCGC North America Online, Apr. 1, 2010, http://chromatographyonline.findanalytichem.com/lcgc/Column%3A+Col umn+Watch/New-Chromatography-Columns-and-Accessories-at-Pitt/Artic leStandard/Article/detail/665276 (accessed 2014-09-25).

- 25) R.E. Majors : LCGC North America Online, Apr. 1, 2011, http://chromatographyonline.findanalytichem.com/lcgc/Column%3A+Col umn+Watch/New-Chromatography-Columns-and-Accessories-at-Pitt/Artic leStandard/Article/detail/719059 (accessed 2014-09-25).
- 26) D.F. Hagen, C.G. Markell, G.A. Schmitt, D.D. Blevins : Anal. Chim. Acta,
 236, 157 (1990).
- 27) R.P Belardi, J.B. Pawliszyn : Water Pol. Res. J. Canada, 24, 179 (1989).
- 28) C.L. Arthur, J. Pawliszyn : Anal. Chem., 62, 2145 (1990).
- 29) M. Ogawa, Y. Saito, I. Ueta, K. Jinno : Anal. Bioanal. Chem., 388, 619 (2007).
- 30) 植田郁生, 齊戸美弘:分析化学: 60, 832 (2011).
- 31) E. Baltussen, P. Sandra, F. David, C. Cramers : J. Microcol. Sep., 11, 737 (1999).
- 32) F. Svec, J.M.J. Frechet : Anal. Chem., 64, 820 (1992).
- 33) A. Namera, A. Nakamoto, T. Saito, S. Miyazaki : J. Sep. Sci., 34, 901 (2011).
- 34) L. Xu, Z-G. Shi, Y-Q. Feng : Anal. Bioanal. Chem., 399, 3345 (2011).
- 35) S. Xie, F. Svec, J. M.J. Fréchet : Chem. Mater., 10, 4072 (1998).
- 36) 松永英之:分析化学, 50, 89 (2000).
- 37) V. Camel : Spectrochim. Acta Part B, 58, 1177 (2003).
- 38) 大下浩司, 本水昌二: 分析化学, 57, 291 (2008).
- 39) 古庄義昭,小野壮登,山田政行,大橋和夫,北出祟,栗山清治,太田誠一,井上嘉則,本水昌二:分析化学,57,969 (2008).
- 40) F. A. Alkhras, K. A. Dari, M. S. Mubarak : J. Appl. Polym. Sci., 96, 691 (2005).

- 41) R. Qu. Wang, C. Ji, C. Sun, X. Sun, G. Cheng : J. Apple. Polym. Sci., 95, 1558 (2005).
- 42) S. Ji, T. Yabutani, A. Itoh, H. Haraguchi : Bull. Chem. Soc. Jpn., 73, 1179 (2000).
- 43) Y. Zhu, M. Hoshino, H. Yamada, A. Itoh, H. Haraguchi : Bull.Chem. Soc. Jpn., 77, 1835 (2004).
- 44) D. Rahami, Y. Zhu, E. Fujimori, T. Umemura, H. Haraguchi : *Talanta*, 72, 600 (2007).
- 45) H. Kumagai, Y. Inoue, T. Yokoyama, T.M. Suzuki, T. Suzuki : Anal. Chem.,
 70, 4070 (1998).
- 46) 井上勝利,大渡啓介,吉塚和治,新原隆司,馬場由成, 喜納兼勇:分析
 化学, 42, 725 (1993).
- 47) Y. Inoue, H. Kumagai, Y. Shimomura, T. Yokoyama, T.M. Suzuki : *Anal. Chem.*,**68**, 1517 (1996).
- 48) T. Yokoyama, S. Asami, M. Kanesato, T.M. Suzuki : *Chem. Lett.*, 1993, 383 (1993).
- 49) T. Yokoyama, M. Kanesato, T. Kimura, T.M. Suzuki : *Chem. Lett.*, **1990**, 693 (1990).
- 50) 井上勝利,大渡啓介,吉塚和治,新原隆司, 喜納兼勇:分析化学, 44, 283 (1995).
- 51) K. Inoue, K. Yoshizuka, K. Ohto : Anal. Chim. Acta, 388, 209 (1999).
- 52) K. Inoue, K. Ohto, K. Yoshizuka, T. Yamaguchi, T. Tanaka : Bull. Chem. Soc. Jpn., 70, 2443 (1997).
- 53) Baraka, P.J. Hall, M.J. Heslop : React. Funct. Polym., 67, 585 (2007).
- 54) L. Hou, F. Jiang, S. Wang : Annali di Chim., 97, 995 (2007).

- 55) M.B. Alvarez, M.E. Malla, D.A. Batiston : *Anal. Bioanal. Chem.*, **378**, 438 (2004).
- 56) R.K. Katarina, N. Lenghor, S. Motomizu : Anal. Sci., 23, 343 (2007).
- 57) S. Hirata, T. Kajiya, M. Aihara, K. Honda, O. Shikino : *Talanta*, **58**, 1185 (2002).
- 58) J. de Jong, V. Schoemann, D. Lannuzel, J.-L. Tison, N. Mattielli : Anal. Chim. Acta, 623, 126 (2008).
- 59) M.C. Lohan, A.M. Aguilar-Islas, R.P. Franks, K.W. Bruland : *Anal. Chim. Acta*, **530**, 121 (2005).
- 60) Y. Suzuki, Y. Endo, M. Ogawa, M. Matsuda, Y. Nakajima, N. Onda, M. Iwasaki, S. Tsugane : *Anal. Sci.*, **24**, 1049 (2008).
- 61) Y. Sohrin, S. Urushihara, S. Nakatsuka, T. Kono, E. Higo, T. Minami, K. Noriyasu, S. Umetani : *Anal. Chem.*, 80, 6267 (2008).
- 62) 田宮さやか, 吉永淳: 分析化学, 57, 89 (2008).
- 63)山本和子,坂元秀之,米谷明,白崎俊浩:日本海水学会誌,61,260
 (2007).
- 64) 坂本秀之, 山本和子, 白崎俊浩, 井上嘉則: 分析化学, 55, 133 (2006).
- 65) 経遠篤, 鈴木美成, 古庄義明, 古田直紀: 分析化学, 58, 623 (2009).
- 66) S. Kagaya, E. Maeba, Y. Inoue, W. Kamichatani, T. Kajiwara, H. Yanai, M. Saito,K. Tohda : *Talanta*, **79**, 146 (2009).
- 67) S. Kagaya, S. Nakada, Y. Inoue, W. Kamichatani, H. Yanai, M. Saito, T. Yamamoto, Y. Takamura, K. Tohda : *Anal. Sci.*, 26, 515 (2010).
- 68) K. Ikeda, D. Umeno, K. Saito, F. Koide, E. Miyata, T. Sugo : *Ind. Eng. Chem. Res.*, **50**, 5727 (2011).
- 69) Jyo, Y. Hamabe, H. Matsuura, Y. Shibata, Y. Fujii, M. Tamada, A.

Katakai : React. Funct. Polym., 70, 508 (2010).

- 70) A. Jyo, J. Kugara, H. Trobradovic, K. Yamabe, T. Sugo, M. Tamada, T. Kume : *Ind. Eng. Chem. Res.*, 43, 1599 (2004).
- 71) L. Zhang, X. Zhang, P. Li, W. Zhang : React. Funct. Polym., 69, 48 (2009).
- 72) T. Yoshioka : Bull. Chem. Soc. Jpn., 58, 2618 (1985).
- 73) 吉川政敏: 化学, 54, 34 (1999).
- 74) 徳田宏: 繊維機械学会誌, 56, 460 (2003).
- 75) G. Anderegg, F. Arnaud-Neu, R. Delgado, J. Felcman, K. Popov : Pure Appl. Chem., 77, 1445 (2005).
- 76) L. G. Sillen and A. E. Martell, "Stability Constants of Metal-Ion Complexes", 2nd ed., The Chemical Society, London (1964).
- 77) 荻野圭三, 林信和: 油化学, 26(5), 278 (1978).
- 78) 日本工業規格 JIS K 2510: 潤滑油-さび止め性能試験方法 (1998).
- 79) 飯島美夏,高橋正人,畠山立子,畠山兵衛: Netsu Sokutei, **34**(3) 104 (2007).
- 80) JA. Rendlemann Jr. : Adv Carbohyd Chem, 21, 206 (1966).
- 81) S. Tokura, S. Nishimura, N. Nishi : Polym J, 15, 597 (1983).
- 82) DM. Goodall, IT. Norton : Acc Chem Res, 20, 59 (1987).
- 83) 荒川壮二: 高分子, 27(7), 507 (1978).
- 84) Y.-H. Gao, K. Oshita, K.-H. Lee, M. Oshima, Motomizu : Analyst, 127, 1713 (2002).
- 85) 鶴見隆: 繊維と工業, 47(10), 570 (1991).
- 86) 磯島康之: 化学と教育, 60(4), 78 (2012).
- 87) 松井亨景: 繊維と工業, 60(6), 166 (2004).
- 88) 高橋哲也, 笠井稚子, 近藤哲男: 繊維学会誌, 65(7), 167 (2009).
- 89) T. Takahashi, Y. Shoji, O. Inoue, Y. Miyamoto, K. Tokuda: *Biocontrol sci.*, 9(3), 51 (2004).
- 90) 一般社団法人ボーケン品質評価機構:*再生繊維について*, http://www.boken.or.jp/subcontents/fiber_knowledge/saisei.html (参照 2014-11-15).
- 91) 樋野耕一,田島政弘:島根県産業技術センター研究報告,48,12 (2012).
- 92) W.R. Seitz, W.W. Suydam, D.M. Hercules: Anal. Chem., 44, 957 (1972).
- 93) SCP SCIENCE : Certified Reference Materials, http://www.scpscience.com/en/products/categories?id=20&name=certified -reference-materials (accessed 2014-11-15).
- 94) 野口順蔵,和田理,瀬尾寛,戸倉清一,西則雄:高分子化学,30(338), 320 (1973).
- 95) INDA 米国不織布工業会編: *不織布便覧*, 野瀬恭平訳, 不織布情報 (1996).
- 96) 高木竹男:紙パ技協誌, 13(101), 556 (S34).
- 97) 竹内雍監修: 多孔質体の性質とその応用技術, フジテクノシステム (1999).
- 98) 亀谷圭介, 板倉政明, 三浦清貴: 電気 学会誌, 134(8), 560 (2014).
- 99) アメリカン・サイアナミド・カンパニー: 日本特許公開公報, 平 2-17989 (1990).
- 100) National Library of Medicine, National Institutes of Health, Health & Human Services, U. S., "ChemID plus", http://chem.sis.nlm.nih.gov/chemidplus/chemidlite.jsp (accessed 2014-12-05).
- 101) 三浦勉,森本隆夫,早野和彦,岸本武士:分析化学,49(4),254
 (2000).
- 102) 小池裕也, 佐藤純, 中村利廣: 分析化学, 53(12), 1469 (2004).

関連論文

- "ポリエチレン粉体と焼結した逆相/陰イオン交換複合モード型モノリス様多孔質 固相抽出剤",<u>加藤敏文</u>,井上嘉則,上茶谷若,齊藤満,加賀谷重浩, 山本敦:分析化学,61(4),335 (2012).
- "Chelating fibers prepared with a wet spinning technique using a mixture of a viscose solution and a polymer ligand for the separation of metal ions in an aqueous solution", Shigehiro Kagaya, Hiroyuki Miyazaki, Yoshinori Inoue, <u>Toshifumi Kato</u>, Hideyuki Yanai, Waka Kamichatani, Takehiro Kajiwara, Mitsuru Saito, Koji Tohda : *J. Hazard. Mater.*, 203-204, 370 (2012).
- 3) "カルボキシメチル化ペンタエチレンヘキサミンを固定したキレート樹脂微粒子をビスコースに添加して湿式紡糸したキレート繊維を用いる微量元素の固相抽出分離",<u>加藤敏文</u>,宮崎寛之,加賀谷重浩,遠田浩司,井上嘉則,齊藤満:分析化学,61(7),621 (2012).
- 4) "Potential of Presep[®] PolyChelate as a chelating resin : comparative study with some aminocarboxylic acid-type resins", Shigehiro Kagaya, Yumi Saeki, Daiki Morishima, Riko Shirota, Takehiro Kajiwara, <u>Toshifumi Kato</u>, Makoto Gemmei-Ide : *Anal. Sci.*, **29**(11), 1107 (2013).

参考論文

- 1) "長鎖官能基を導入した金属吸着材の開発",<u>加藤敏文</u>,井上佳祐,梁井 英之,井上嘉則,齊藤満:環境浄化技術,11(2),80,(2012).
- 2) "機能性繊維状吸着材の開発と応用", 加藤敏文, 上茶谷若, 井上嘉則:

106

せんい, 66(10), 628 (2013).

- "ペンタエチレンヘキサミン固定化繊維状吸着剤を用いる金(III)の固相抽出分離",岡山佳聖,堂迫英剛,伊藤雅法,<u>加藤敏文</u>,源明誠,加賀谷重浩:分析化学,63(10),785-789(2014).
- 4) "高機能吸着材を用いた資源循環型排水処理",<u>加藤敏文</u>: 表面技術,
 65(11), 524-527 (2014).

謝辞

本研究の遂行ならびに学位論文執筆にあたり,多くの方々のご教示とご協力を賜り、ここに学位論文を完成させることができました。

本研究の遂行ならびに学位論文執筆にあたっては,終始,懇切丁寧なご指導· ご鞭撻,時には暖かな激励を賜りました主指導教員である大学院理工学研究部 (工学)教授 加賀谷重浩 先生に心より感謝し,深〈御礼申し上げます。

また学位論文審査において、お忙しい中にもかかわらずご指導を賜りました大学院 理工学研究部(工学)教授 佐伯 淳 先生、大学院理工学研究部(理学) 教授 上田 晃 先生、そして審査に加えて単位取得の際にも多くのご教示を賜りま した大学院理工学研究部(理学)教授 倉光 英樹 先生に心よりお礼申し上げ ます。RP-SAX ならびに陰イオン交換焼結体の評価に際して、惜しみないご協力な らびにご指導を賜りました中部大学応用生物学部 教授 山本 敦 先生に深く 感謝申し上げます。

本研究における樹脂焼結体の開発に際し,多くの情報を共有し,議論と試行錯 誤を重ねながら完成までご協力を賜りました,株式会社染谷製作所 専務取締役 工場長 染谷 拓 様,営業部 部長 庭 亮夫 様,そして数多くの試作と情報の 開示を快く認めていただいた,株式会社染谷製作所 代表取締役社長 染谷 周 様ならびに試作に携わった従業員の皆様に心より感謝申し上げます。

本研究の遂行に際し、多くの示唆を賜りました工学博士 井上 嘉則 様に心より 御礼申し上げます。そして本研究の遂行を強力に後押しして下さいました日本フイル コン株式会社 アドセップ事業推進部 副部長 齊藤 満 様には格別の感謝を申 し上げます。

最後に,自身の体調を顧みず,今日まで家庭を支え,研究と学位論文執筆を支援してくれた妻と,学位論文執筆中に元気と勇気をくれた息子に深謝します。