# 合成フッ素マイカ層間に固定化したイミノピリジン鉄錯体による 原子移動型ラジカル重合

# Atom Transfer Radical Polymerization of methyl methacrylate using iminopyrdineiron complexes immobilized into fluorotetrasilicic mica interlayer

大学院理工学研究科物質科学部門 近藤 隆司,大嶋 正明, 黒川 秀樹, 三浦 弘 Department of Applied Chemistry Takashi KONDO, Masa-aki OHSHIMA, Hideki KUROKAWA, Hiroshi MIURA

#### Abstract

The iminopyridine iron(III) and (II) complexes were immobilized into fluorotetrasilicic mica interlayers through the intercalation of the iminopyridine ligand into the mica interlayers and simultaneous coordination of the ligand to the interlayer metal cations. The prepared catalysts were used for atom- transfer radical polymerization (ATRP) of methyl methacrylate (MMA). The Fe<sup>3+</sup>-based catalyst did not show a significant activity for the ATRP of MMA, whereas when ATRP was performed using the Fe<sup>2+</sup>-based catalyst, PMMA (poly(methyl methacrylate)) was obtained. Two peaks were observed in the GPC curve of the produced PMMA. Because polydispersity index was higher than 2, free-radical polymerization occurred simultaneously. To suppress the free-radical polymerization, we varied initiator/catalyst molar ratio. On increasing the molar ratio from 2/1 to 4/1 (favorable conditions for free-radical polymerization), PMMA with higher *Mw* was obtained. In contrast, by decreasing the molar ratio from 2/1 to 1/1 (favorable conditions for ATRP), PMMA with lower *Mw* was obtained. Those results clearly indicate that the lower *Mw* peak in the GPC curve corresponds to PMMA produced by ATRP.

# 1. 背景

高分子化学において組成・構造の明確なポリマーの合成技術,機能性高分子の分子設計は長年興味が持た れ、リビング重合はこれらを実現する有力な手法である.活性種の安定化や重合条件の検討により、アニオン重 合を始めとしてカチオン重合,配位重合,開環重合といったほとんどの重合系でリビング重合の可能性が見出さ れた.しかしラジカル重合においては工業的に広く用いられている重合法でありながら、活性種であるラジカル の反応性の高さゆえに、二分子停止反応や連鎖移動反応といった副反応が頻発するため、リビング重合は困難

とされてきた. そのような中, 1990 年代半ば Matyjaszewskiら<sup>1)</sup>, Sawamotoら<sup>2)</sup>により遷移金属 錯体を触媒として用いた原子移動型ラジカル重 合(Atom Transfer Radical Polymerization: ATRP) が発見され, この反応によりリビングラジカル重合 の進行が確認された. メカニズムを Scheme 1 に簡 潔に示す. ATRP では開始剤にハロゲン化物を用 い, 触媒が開始剤のハロゲンを引き抜くことでラジ



カルを生じる. そこへモノマーが反応して重合が進行するが, 重合の途中, 活性種であるラジカルは触媒から再

びハロゲンを受け取ることで一時的に不活性な状態(ドーマント種)へと移る.このハロゲンの受け渡しは平衡反応 であり、平衡は大きくドーマント種側へ傾いている.その結果ラジカルが低濃度一定に保たれ、二分子停止反応、 不均化反応、連鎖移動反応といった副反応を抑制して、重合がリビング的に進行する.現在までに報告されてい る ATRP では均一系触媒によるものがほとんどであり、不均一系触媒による報告例<sup>3),4</sup>は極めて少ない.しかし、 不均一系触媒を用いること出来れば、重合後、触媒と生成物との分離が容易であり製造プロセスが大幅に効率化 出来るため、工業的な面では極めて重要である.

本論文では、層状粘土鉱物である合成フッ素マイカ層間に金属錯体を固定化した不均一系触媒を用いて、 メチルメタクリレート(MMA)の ATRP について検討した結果を紹介する.

合成フッ素マイカは、Figure 1 に示すように MgO<sub>6</sub> 八面体シートを二 つの SiO<sub>4</sub> 四面体シートで挟むことにより一つの層を形成し、それらが 積層した構造をとっている. 八面体シートの Mg<sup>2+</sup>は一部欠損しており、 そのために層は負に帯電している. 層と層の間には負電荷の補償の ために Na<sup>+</sup>が存在し、この層間カチオンは他の金属カチオンと交換可 能である(カチオン交換能). また層間に極性分子を取り込むインター



カレーション能を有しており、これら二つの特徴を利用することで、 Figure 1. Structure of fluorotetrasilicic mica 種々の金属錯体を層間に固定化することが可能である(層間固定化触媒). この独自の触媒調製で、松田らは層間に bis(imino)pyridine Fe<sup>3+</sup> 錯体を固定化した触媒を調製し、それらがエチレンの重合において非常に高活性 であることを見出した<sup>5)</sup>.

本研究では層間固定化触媒をATRP に応用し、合成フッ素マイカの層間に鉄錯体を固定化した不均一系触媒を用いて MMA の ATRP について検討した.

ATRP では、重合の進行には触媒である金属錯体がハロゲンを引き抜き、酸化 される必要がある. そこで錯体の酸化数に注目して、 $Fe^{2+}$ 及び  $Fe^{3+}$ 交換合成フッ 素マイカ ( $Fe^{2+}$ -mica,  $Fe^{3+}$ -mica)を調製した. また配位子として、他者の報告<sup>の</sup>にお いて iminopyridine が ATRP に利用されていることから、2,6-dimethyliminopyridine [PI(2,6-Me<sub>2</sub>)]を用いて、 $Fe^{3+}$ 系及び  $Fe^{2+}$ 系触媒を調製し、重合活性及び生成する ポリメチルメタクリレート(PMMA)の分子量、分子量分布等を比較した.



Figure 2. 2,6-dimethyliminopyridine ligand

## 2. 実験方法

## 合成フッ素マイカのカチオン交換

合成フッ素マイカ (コープケミカル製, ME-100)を硝酸鉄(III)または硫酸鉄(II)水溶液中に分散させてカチオン 交換を行った (Fe/Na = 10, 2 回交換). 続いて得られた交換体をろ過により回収し, エタノール洗浄, 風乾した後, Fe<sup>3+</sup>-mica については 200°C, 4 h の焼成, 真空排気を行った. また, Fe<sup>2+</sup>-mica については酸化を防ぐために空気 中での焼成は行わず, 真空排気のみを 200°C, 4 h 行った.

#### 層間固定化触媒の調製

カチオン交換体をアセトニトリル中, PI(2,6-Me<sub>2</sub>)配位子と窒素雰囲気下, 70 ℃, 120 h 接触させた(ligand/mica = Fe<sup>3+</sup>:560 mol/g, Fe<sup>2+</sup>:850 mol/g). その後アセトニトリル, トルエン, ヘキサンの順にデカンテーション洗浄し, 室温 で真空排気を4h行って触媒とした(PI(2,6-Me<sub>2</sub>)/Fe<sup>3+</sup>-mica, PI(2,6-Me<sub>2</sub>)/Fe<sup>2+</sup>-mica).

#### MMA の ATRP

シュレンクに触媒 50 µmol, 溶媒:トルエン 3.53 ml, モノマー:MMA 1.07 ml (10 mmol), 開始剤:ethyl 2-bromoisobutyrate (EBiB) 0.25 M 0.40 ml (0.10 mmol)を加え窒素下, 攪拌しながら 90℃, 24 h 重合を行った.



#### Figure 3. Outline of catalyst preparation

# 3. 結果と考察

#### 3-1. 触媒のキャラクタリゼーション

XRD により配位子のインターカレートの有無の確認をした. Figure 4 より Fe<sup>3+</sup>系, Fe<sup>2+</sup>系どちらの触媒も底面間隔がそれぞれ 0.99 nm → 1.51 nm, 1.01 nm → 1.51 nm と広がっていることから, 配位子が層間 にインターカレートしていることが分かった.

#### 3-2. MMA の ATRP

調製した触媒を用いて MMA の ATRP を行った. 結果を Table 1 に示す. PI(2,6-Me<sub>2</sub>)/Fe<sup>3+</sup>-mica 触媒を用いた場合には, PMMA は全 く得られなかったのに対して, PI(2,6-Me<sub>2</sub>)/Fe<sup>2+</sup>-mica では重合が進 行して PMMA が得られた. この結果より Fe<sup>2+</sup>系触媒では, Fe<sup>2+</sup>と Fe<sup>3+</sup> の間のレドックス反応により ATRP が進行したと考えられ, また ATRP には低酸化数の触媒が有利であることが分かった. しかし分子量分 布は非常に広く(*Mw/Mn* = 7.5), Fig 5(a)に示すように得られた PMMA の分子量分布は双峰性分布を示した.





Table 1. Results for the polymerization of MMA using PI(2,6-Me<sub>2</sub>)/Fe<sup>n+</sup>-mica catalysts (n=3 or 2)

Catalyst	<i>T</i> <sub>P</sub> <sup>*1</sup> /⁰C	Time / h	PMMA yield / g	Conversion <sup>*2</sup> /%	$Mn^{*3} / 10^4$	Mw / Mn
PI(2,6-Me <sub>2</sub> )/Fe <sup>3+</sup> -mica	90	24	0	—	_	—
PI(2,6-Me <sub>2</sub> )/Fe <sup>2+</sup> -mica	90	24	0.239	23	0.71	7.5

<sup>\*1</sup>  $T_{\rm P}$  = polymerization temperature. <sup>\*2</sup> Conversion = (PMMA yield—initiator) / MMA.

<sup>13</sup> Average-number molecular weight. solvent: toluene. molar ratio [M]<sub>0</sub>/[I]<sub>0</sub>/[catal]<sub>0</sub>=200/2/1.

この双峰性分布は、開始剤が過剰に存在していることによりフリーラジカル重合とATRP が競争的に進行したことが原因と考えられる.そこでフリーラジカル重合を抑制させるため、開始剤/触媒比を変更して重合を行った.結果を Table 2 に示す.また Figure 5 には得られた PMMA の分子量分布曲線を示す.

Figure 5より, 比を4/1 に増加させてフリーラジカル重合が優先的に進行しやすい条件で重合を行った場合, 高 分子量側のピークが主となる分布曲線を描いた(b). それに対して比を 1/1 へ減少させてフリーラジカル重合が進 行しにくい条件で重合を行った場合, 低分子量側のピークが主となる分布曲線を描いた(c). これらの結果から, 高分子量側のピークがフリーラジカル重合由来の PMMA であり, 低分子量側のピークが ATRP 由来の PMMA であることが分かった.

Catalyst	molar ratio [M] <sub>0</sub> / [I] <sub>0</sub> / [catal] <sub>0</sub>	PMMA yield / g	Conversion $^{^{\star 1}}$ / %	$Mn^{*2}/10^4$	Mw/Mn
PI(2,6-Me <sub>2</sub> )/Fe <sup>2+</sup> -mica	200/4/1	0.259	23	1.26	5.5
	200/2/1	0.237	23	0.71	7.5
	200/1/1	0.220	21	0.74	5.5

Polymerization conditions: temperature 90 °C, solvent toluene. \*1 Conversion = (PMMA yield—initiator) / MMA. \*2 Average-number molecular weight.



Figure 5. GPC curve of PMMA produced using PI/Fe<sup>2+</sup>-mica. molar ratio (a)  $[M]_0/[I]_0/[catal]_0=200/2/1$ , (b)  $[M]_0/[I]_0/[catal]_0=200/4/1$ , (c)  $[M]_0/[I]_0/[catal]_0=200/1/1$ 

#### 4. 結論

鉄錯体の酸化数に注目して、PI(2,6-Me<sub>2</sub>)/Fe<sup>3+</sup>-micaとPI(2,6-Me<sub>2</sub>)/Fe<sup>2+</sup>-micaをそれぞれ調製し、ATRPを行った. その結果, Fe<sup>3+</sup>系触媒では PMMA は生成しなかったものの, Fe<sup>2+</sup>系触媒では PMMA が得られた. このことから 低酸化数の鉄錯体が ATRP の触媒として有効であることがわかった. 生成した PMMA の分子量は双峰性分布を 示しており,開始剤/触媒比を変更して重合を行った結果,高分子量側がフリーラジカル重合由来,低分子量側が ATRP 由来の PMMA であることが分かった.しかし, 生成した PMMA の分子量分布は広く, 反応はリビング的と は言えなかった. 今後層間に固定化する錯体や重合条件の検討により, 不均一系触媒によるブロック共重合体な どの合成が可能になると考えられる.

#### References

- 1) K. Matyjaszewski, J. Xia, Chem. Rev. 2001, 101, 2921.
- 2) M. Kamigaito, T. Ando, M. Sawamoto, Chem. Rev. 2001, 101, 3689.
- 3) H. Bergenudda, M. Jonssona, D. Nystromb, E. Malmstrom, Journal of Molecular Catalysis, 2009, 306, 69.
- 4) S. Faucher, S. Zhu, Ind. Eng. Chem. Res. 2005, 44, 677.
- H. Kurokawa, M. Matsuda, K. Fujita, Y. Ishihama, T. Sakuragi, M. Ohshima, H. Miura, Chem Lett., 2007, 36, 1004. 5)
- 6) V. C. Gibson, R. K. O'Reilly, D. F. Wass, A. J. P. White, D. J. Williams, Dalton Trans., 2003, 2824.