クロロプレンのリビングラジカル重合

尾添真治

Living Radical Polymerization of Chloroprene

Shinji OZOE

In this article the applicability of reversible addition-fragmentation chain transfer(RAFT) radical polymerization, which is a living radical polymerization(LRP) technique, to chlorobutadiene monomers was studied. It was found that the radical polymerization of 2-chloro-1,3-butadiene(CPM), having an extremely high homopolymerizability,proceeded with an apparent living characteristic by appropriate choice of dithioester compound as the RAFT agent. It allows the synthesis of various CR block copolymers with narrow molecular weight distribution, which is useful for a thermoplastic elastomer and an amphiphilic polymer for soap-free emulsion polymerization.

1.緒 言

クロロプレンゴム(CR)は、ゴム弾性、耐候性、 耐油性、接着性、及び難燃性に特徴を有するジエン系 合成ゴムであり、自動車部品、電線被覆材、ウェット スーツ、及び接着剤などの用途に世界で30万トンの需 要がある¹⁾。

CRの耐オゾン性、耐熱老化性の改良、又はCRの特 徴を活かした新規材料の創生を目的として、メタロセ ン触媒によるクロロプレン (CPM) とエチレンの共 重合²)、及び単分散性CRの合成³)、ウィルキンソン 触媒によるCRの水素添加⁴⁾、ジアゾ化合物とハロゲ ン化ニトリル等の特殊な重合開始剤によるブロック共 **重合体の合成⁵**、無水マレイン酸⁶、 - シアノエチ ルアクリレート⁷⁾との共重合などが試みられている。 しかし、CPMの塩素によって金属触媒が被毒され易 いため、アニオン重合の適用性は低く⁸⁾、また、Q・ e値が7.26・ - 0.02と極めて単独重合性が高いモノマー であるため、異種モノマーとのラジカル共重合性に乏 しいなど、CRは一次構造制御が難しいポリマーであ る (Table 1)^{9,10)}。現状、伝統的な乳化重合によっ て、CPM単独重合体、CPM / 2,3・ジクロロ・1,3・ブタ ジエン(DCB)共重合体、CPM/イオウ共重合体な どが工業生産されているのみである。

Table 1	Radical copolymerization reactivity ra	tio
	of CPM(M1) and comonomer(M2)	, 10)

Comonomer (M ₂)	r ₁	r ₂
styrene	7.84	0.05
	6.02	0.03
methyl methacrylate	6.33	0.08
methacrylic acid	2.70	0.15
methyl acrylate	10.41	0.06
acrylonitrile	5.44	0.05
2,3-dichloro-1,3-butadiene	0.36	2.15
1,3-butadiene	2.86	0.00
	3.41	0.06
sulfur	2.50	0.20

一方、近年、極性モノマーを制御重合する方法として、リビングラジカル重合(LRP)法が注目されている^{11~15})。LRPは極性物質の影響を受け難く、水媒体中でも適用可能なことから、様々な分野への応用が期待されている^{16~20})。しかしながら、CPMなど、ジエン系モノマーに関する報告は殆どない。

そこで、金属触媒が不要であり、比較的低温でも 適用可能な可逆的付加開裂移動(RAFT)重合法 (Fig. 1)に注目し^{13~15,21}、CPMのラジカル重合にお ける各種RAFT試薬の作用、及びプロック共重合の可 能性について検討した。更に、得られた結果を基に、 新規なCRベースの熱可塑性エラストマーやソープフ リーラテックスの合成を試みた。 Initiation and propagation

Initiator + monomer ------ P_n•

Addition to RAFT agent

$$P_{n} \bullet \begin{array}{c} & & \\ S = C - S - R \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} & \\ C - S - R \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C = S \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - S - \begin{array}{c} C \\ I \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - \begin{array}{c} P_{n} - S \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - \begin{array}{c} P_{n} - S \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - \begin{array}{c} P_{n} - S \\ Z \end{array} \xrightarrow{P_{n}} P_{n} - \begin{array}{c} P_{n} - P_{n} - \begin{array}{c} P_{n} - P_{n} - P_{n} - \begin{array}{c} P_{n} - P_{n} - P_{n} - P_{n} - \begin{array}{c} P_{n} - P_{n} - P_{n} - P_{n} - P_{n} - P_{n} - \begin{array}{c} P_{n} - P_{n} - P_{n} - P_{n} - P_{n} - P_{n} - \begin{array}{c} P_{n} - P_{n}$$

Reinitiation

R• + monomer → Pm•

Chain equilibration by reversible addition fragmentation



Overall



Fig. 1 Proposed mechanism of RAFT polymerization²¹)

2.実験

[1] 一般試薬

CPMは自社品を水素化カルシウムで乾燥後、単蒸 留して、DCBは自社品を、その他の試薬は市販品を そのまま用いた。

[2] RAFT**試薬の合成**

ー連のRAFT試薬(Fig. 2)は、先行文献に従って 合成した^{22~26})。反応生成物は、全てシリカゲルクロ マト精製し、1a、3a、4a、及び2bは再結晶精製後、 GC・MS、HPLC、及びH¹・NMRで純度が97%以上で あることを確認した。 [3] RAFT重合

(1) 単独重合

三方コック、還流冷却管を備えた褐色フラスコにモ ノマー、アゾ開始剤、RAFT試薬及び溶媒としてベン ゼンを仕込み、凍結脱気後、窒素雰囲気下、内容物を 磁気攪拌子で攪拌しながら、加熱重合した。一定時間 毎に、少量の重合禁止剤を秤量したサンプル瓶にシリ ンジで反応溶液を抜き出し、溶媒及び未反応モノマー を減圧除去した後の乾燥重量から、転化率を算出し、 乾燥ポリマーをGPC測定に用いた。メタクリル酸 (MAA)、無水マレイン酸(MAh)の転化率は、島津 製作所製ガスクロマトグラフィーGC・17Aを用い、ベ ンゼンを内部標準として算出した。数平均分子量の理 論値Mn,thは下式(1)に従って算出した。



Fig. 2 Chemical structures of the RAFT agents used in this work

$$M_{n, th} = M_{RAFT} + \frac{[Monomer]}{[RAFT]} \times M_m \times Conversion(1)$$

ここで、M_{RAFT}、M_mはRAFT試薬及びモノマーの分 子量、[Monomer]、[RAFT]はモノマー及びRAFT試 薬の初期濃度である。

(2) RAFT 試薬への連鎖移動定数の推算

Mayo法により連鎖移動定数C_{tr}を見積もった²⁷)。即 ち、仕込連鎖移動剤濃度/モノマー比と、重合初期 (転化率<5%)に生成したポリマーの分子量から、下 式(2)に従って算出した。重合手順は(1)と同様 であり、モノマー濃度20wt%、アゾ開始剤V-65(和 光純薬製)を用いて40 で行った。

$$\frac{1}{P_n} = \frac{1}{Pn_0} + C_{tr} \times \frac{[CTA]}{[Monomer]}$$
(2)

ここで、Pnは連鎖移動剤存在下で生成したポリマーの数平均重合度、Pnoは連鎖移動剤不在下で生成した ポリマーの数平均重合度、[CTA] [Monomer]は、 連鎖移動剤及びモノマーの初期濃度である。

(3) ブロック共重合

(1)の手順でモノマーM₁をRAFT重合後、ポリマーP₁をメタノールで回収し、減圧乾燥後、溶媒に溶解し、モノマーM₂、及びアゾ開始剤を添加し、同様の手順で重合後、ジブロック共重合体(P₂·b·P₁)を回収した(Fig. 3)。

ポリスチレン・CR-ポリスチレントリブロック共重 合体は、先ず、RAFT試薬(2b)及びアゾ開始剤 \vee -60 (和光純薬製)を用い、スチレン(St)をバルク重合 後、PSt(P₁)をメタノールで回収し、減圧乾燥した。 PSt(P₁)をCPM(M₂)に溶解後、アゾ開始剤 \vee -65 を添加してCPMを重合し、同様の手順でPSt·CRジブ ロック共重合体(P₂·b·P₁)を得た。更に、ジブロッ ク共重合体をSt(M₃)に溶解後、アゾ開始剤 \vee -60を 添加してStを重合し、同様の手順でトリブロック共重 合体(P₂·b·P₁·b·P₃)を回収した(Fig.3)。

(4) ポリメタクリル酸-CRジブロック共重合体による CPMの乳化重合

(1)の手順でメタクリル酸(MAA)5.01g、RAFT
 試薬(2d)1.14g、アゾ開始剤(V-60)25.67mg、ベンゼン0.20g及びTHF11.35gを100ml二ロフラスコに仕込み、凍結脱気後、80 で3.5h重合した。常温に冷却後、CPM24.52g、アゾ開始剤(V-65)0.14g、及び

THF67.00gを添加して40 で20h、50 で41h重合継続 後、内容物を多量の純水に注いでPMAA・CRジブロッ ク共重合体を回収した。

同様に、200mlニロフラスコに上記ジブロック共重 合体3.21g、アセトン6.30gを仕込んで溶解後、トリエ チルアミン0.97g(MAAの1.1当量に相当)、純水 30.10gの順で添加し、ジブロック共重合体のミセル水 溶液を調製した。続いて、n・ドデシルメルカプタン 0.10g、V・60ベンゼン溶液(3.32wt%)1.00g、及び CPM30.00gを添加し、攪拌下、少量の窒素を流して 脱気後、50 で乳化重合を行った。少量のラテックス をシリンジで抜き出し、塩化カルシウムメタノール溶 液に投入してポリマーを析出させ、上澄み液のガスク ロマトグラフ測定により転化率を算出した(内部標 準:ベンゼン)。

[4]ポリマーのキャラクタリゼーション

(1) 分子量測定

東ソー製GPC8220で測定した(溶離液:テトラヒ ドロフラン、分子量計算:ポリスチレン換算)。 (2)ポリマー中の塩素及びイオウ量

酸素フラスコ燃焼 - イオンクロマトグラフ法により 測定し、プロック共重合体組成を決定した。

(3) 電子顕微鏡観察

共重合体を熱硬化型エポキシ樹脂で包理し、RuO₄ 又はOsO₄蒸気で染色後、ウルトラミクロトームで超 薄切片を作製し、日本電子製透過型電子顕微鏡JEM・ 2000FX (加速電圧60KV)を用いてミクロ相分離構造 を観察した。

(4) PSt-CR-PStトリブロック共重合体の引張り物性 評価

トルエン溶液から作製したキャストフィルムを細か く裁断し、電熱プレス成型(180、ゲージ圧6.9MPa) により厚さ2ミリシートを作製し、ダンベル状6号形 (JIS K6251)に打ちぬき、テンシロン型引張り試験機 にて引張り物性(引張り速度200mm/min)を測定し た。比較サンプルとして市販のアニオン重合SBS(St 含量40wt%、Mn7.0万、Mw7.8万)を用いた。

(5) ラテックス粒子径測定

堀場製作所製レーザー回折・散乱式粒子径分布測定 装置LA-920を用いて測定した。





		RAFT		Temp. Time		Conv.			NA /NA
Entry	Momomer	agent		[]	[h]	[%]	IVI _n	IVI _{n,th}	IVI _w /IVI _n
1	CPM	None	200/ - /0.09 ^b)	40	69	24.2	95,900	-	2.02
2	CPM	n.DDM ^{h)}	200/0.38/0.12 ^{b)}	40	240	51.2	45,800	23,900	1.85
3	CPM	1a	200/0.31/0.09 ^{b)}	40	317	52.0	30,500	30,300	1.31
4	CPM	2a	200/0.32/0.11 ^b)	40	240	49.3	30,200	27,400	1.38
5	CPM	3a	200/0.38/0.12 ^{b)}	40	263	50.0	23,800	23,300	1.29
6	CPM/MAh ^{f)}	3a	100/41/0.29/0.07°)	50	71	69.6/99.0	11,000	35,200	1.21
7	CPM	4a	200/0.37/0.12 ^{b)}	40	202	33.7	28,200	16,200	2.02
8	CPM	5a	200/0.34/0.09 ^{b)}	40	283	51.2	33,000	27,000	1.76
9	CPM	2b	200/0.34/0.11 ^{b)}	40	258	50.0	29,400	26,100	1.33
10	CPM/DCB ^{g)}	2b	100/100/0.34/0.11 ^b)	40	138	60.5/66.3	81,300	76,100	1.26
11	CPM ^g)	2b	200/0.40/0.32 ^b)	30	304	60.2	38,100	61,000	1.58
12	CPM ^g)	2b	200/0.35/0.10 ^{d)}	60	160	69.3	43,000	35,100	1.45
13	CPM ^g)	2b	200/0.38/0.11°)	80	182	89.8	34,900	40,600	2.38
14	CPM	2c	200/0.38/0.12 ^b)	40	309	49.9	27,300	23,700	1.30
15	CPM	2d	200/0.38/0.11 ^b)	40	223	48.0	25,500	23,400	1.29
16	MMA	2a	200/0.35/0.04 ^d)	60	79	66.7	250,000	37,900	2.08
17	MMA	2b	200/0.37/0.04 ^d)	60	117	81.6	204,000	44,800	2.06
18	MMA	2c	200/0.38/0.04 ^d)	60	72	66.8	168,300	35,800	2.00
19	MMA	2d	200/0.17/0.04 ^d)	60	119	82.3	51,500	96,500	1.22
20	St	2a	200/0.37/0.10 ^d)	60	206	30.3	14,100	17,200	1.18
21	St	4a	200/0.37/0.10 ^{e)}	80	86	12.0	5,000	6,900	1.22
22	St	5a	200/0.37/0.10 ^d)	60	353	41.8	12,500	23,500	1.25
23	St	2b	200/0.38/0.10 ^{e)}	80	223	64.1	24,500	35,600	1.24
24	St	2c	200/0.37/0.10 ^d)	60	309	50.0	27,300	23,700	1.30
25	BA	2a	200/0.38/0.04 ^d)	60	75	72.0	36,600	49,200	1.28
26	BA	5a	200/0.38/0.04 ^d)	60	17	78.5	33,800	49,000	1.23
27	BA	2c	200/0.37/0.04 ^d)	60	162	79.7	36,400	55,200	1.34

Table 2 Data for the polymerization of CPM, DCB, St, MMA and BA with various RAFT agents

a)Molar ratio, b)2,2'-Azobis(2,4-dimethylvaleronitrile), c)4,4'-Azobis(4-cyanovaleric acid),

d $\mathcal{P},2'$ ·Azobisisobutyronitrile, e)1,1'·Azobis(cyanohexane·1·carbonitrile), f \mathcal{P} olymerization in dioxane, g)Total monomer concentration is 40wt%, h)n·Dodecylmercaptan

3.結果と考察

[1] RAFT 試薬の構造と重合制御性

RAFT**試薬は**Fig. 2 に示した構造であり、各種モノ マーの重合制御性に対する置換基Z、及びRの効果を 検討した(Table 2)。

(1)Z基の効果

R基としてペンジル基を選択し、CPMのRAFT重合 を検討した結果、連鎖移動定数C_{tr}は、St^{28,29)}と比較 してかなり小さいが、Z基の電子吸引性増大に従って 増加し(Table 3)、Z=メチル(5a)を除いて、分

Table 3	Apparent	chain	transfer	constants(Ctr)
	of RAFT	agents	for CPI	M,St

RAFT agent	CPM	St ^b)
5a	2.2	10
1a	4.4	
2a	6.4	29
3a	7.2	
4a	12.2	
n·DDMª)	0.7	19

a **)**n · DodecyImercaptan

b Literature value^{28,29})

子量が重合転化率と共にリビング的に増大した (Fig.5)。

しかし、C_{tr}が最も大きNZ=ニトロフェニル(4a) では分子量制御性が悪く、明らかな重合速度低下も見 られた(Fig.4,6)。ニトロフェニル基の電子吸引効 果によって、CPM成長ラジカルのチオカルボニル結 合への付加速度は増大したが、これにより生成した中 間体ラジカルの寿命も大きく増加し、ラジカルカップ リング、及び中間体ラジカルによるCPMの重合開始 など、副反応が起こり易くなったためと考えられる。 一方、Z=メチル(5a)では、CPM成長ラジカルのチ オカルボニル結合への付加速度が不十分だったためと 考えられる。活性が低いCPMのラジカルを連鎖移動 させるためには、かなり高反応性のチオカルポニル結 合が必要と考えたが、高すぎても重合制御できないこ とが判った。

Stの場合、全てのZ基で重合制御可能であり、分子 量制御性はCPMよりも優れていた(entry20.24)。ま た、CPMやStと比べてQ値が小さいアクリル酸n - プ チル(BA)では、 $Z = メ + \mu(5a)$ で最も重合速度が 速く、分子量制御性も優れていた(entry25.27)。



Fig. 4 Monomer conversion versus reaction time for radical polymerization of CPM with various RAFT agents



Fig. 5 Experimental Mn versus monomer conversion in the polymerization of CPM with various RAFT agents

以上の結果から、CPMの成長ラジカルでもジチオ カルボニル化合物へ付加し、St、BAより劣るが、十 分制御重合可能と結論した。Z基としてはフェニルが 好適であり、CPM/DCB、及びCPM/MAh共重合系へ の適用も可能だった(entry10,6)。

(2) R基の効果

次に、Z基をフェニル基に固定し、各種モノマーの 重合制御性に対するR基の効果を検討した(Table 2)。 R基としてCPM類似構造(2c)の導入により、Rラジ カルとしての開裂速度が増加し、CPMの重合制御性 が向上するのではないかと考えたが、R基の違いによ って顕著な差は見られなかった(entry4,9,14,15)。一 方、BAの重合は、R=3・クロロ・2・プテニル(2c)で 大きく遅延した(entry27)。3・クロロ・2・プテニルラ ジカルがBAの重合を再開始し難いためであり、CPM とBAがラジカル共重合し難い理由と同じと考えられ



Fig. 6 Experimental Polydispersity Mw/Mn versus conversion in the polymerization of CPM with various RAFT agents

る。また、既に知られているが、メタクリル酸メチル (MMA)の重合制御は、R=ベンジル(2a)では困難 であり、R=2・シアノプロプ・2・イル(2d)など、R基 として三級炭素を有するRAFT試薬でのみ可能だった (entry16・19)^{28,30}。前者の場合、重合後、RAFT試薬 2aが未反応のまま残存した。CPM、DCBでさえ連鎖 移動する2aに対して、MMAラジカルが連鎖移動しな い事実は興味深い。

また、CPMの重合制御性に対する重合温度の影響 について確認したところ、制御性は50~60 で最も良 く、80 では逆に悪化した(entry9,11.13)。80 では、 分岐などジエンモノマー特有の副反応が促進されたた めと推測。低温では、成長速度が遅すぎたため、副反 応が起こり易くなったと推測。

以上の結果から、CPMを制御重合する場合、R基と してはペンジルで良いが、他モノマーと比較して副反 応が起こり易く、分子量制御性はやや劣った。CPM の重合機構については、ESR等による解析を検討中で あり、重合機構を明らかにすることによって、制御性 改良の可能性を見極めることができると考える。

[2] ブロック共重合

(1) 各種CPMジブロック共重合(Table 4)

RAFT試薬2dを用いて得たPMMA (sample:M1) の存在下、CPMをラジカル重合 (sample:MC1) し た際のGPC分子量変化をFig.7に、生成ポリマーの TEM像をFig.8に示した。

CPMの重合と共に分子量が高分子量側へシフトしていること、及びシャープなミクロ相分離構造(黒い部分がCRドメイン)を示していることから、PMMA

Sampe	Momomer	RAFT agent	Initiator	M + Polyme [wt%]	^r [M]/[RAFT]/[I] [*]	, Temp. []	Time [h]	Conv. [%]	Mn	$M_{n,th} \\$	M_w/M_n
Homopo	lymerization :	: P ₁									
C1	CPM	2d	V-65	20.4	200/0.384/0.114	40	261	49.2	27,100	22,900	1.27
C2	CPM	2d	V-65	41.4	200/0.441/0.084	40	259	54.5	31,700	22,100	1.39
C3	CPM	2d	V-65	66.5	200/0.194/0.031	30	144	14.9	21,100	13,800	1.16
C4	CPM	1a	V-65	36.7	200/0.080/0.010	30	184	23.4	63,000	51,600	1.26
C5	CPM	2b	V-65	69.0	200/0.175/0.003	30	425	11.5	16,700	11,900	1.20
S1	St	2d	V-60	20.8	200/0.371/0.100	60	333	39.7	16,900	22,500	1.15
S2	St	2d	V-40	90.1	200/0.235/0.009	80	51	28.5	19,200	25,500	1.10
M1	MMA	2d	V-60	20.7	200/0.166/0.039	60	179	82.3	53,700	99,300	1.21
B1	BA	2d	V-60	40.6	200/0.370/0.026	60	45	74.0	45,000	51,500	1.32
A1	MAA	2d	V-60	28.6 ^b)	200/17.19/0.550	80	3.5	67.2	-	-	-
Diblock	copolymeriza	tion:P ₁ -b-	P ₂								
CC1	CPM	C2	V-65	30.1	200/0.297/0.081	40	257	45.2	54,800	58,500	1.70
SC1	CPM	S1	V-65	27.2	200/0.444/0.074	40	261	37.9	34,600	37,600	1.29
SC2	CPM	S2	V-60	84.1	200/0.045/0.003	60	26	9.6	68,000	56,900	1.32
MC1	CPM	M1	V-65	35.5	200/0.306/0.039	40	207	44.0	95,300	79,000	1.42
BC1	CPM	B1	V-65	30.6	200/0.170/0.093	40	237	48.6	100,000	96,100	1.63
CD1	DCB	C5	V-60	33.4	200/0.391/0.054	40	54	36.7	25,700	28,200	1.20
CS1	St	C3	V-60	52.5	200/0.145/0.021	60	188	19.1	34,200	48,500	1.34
CM1	MMA	C1	V-60	32.6	200/0.283/0.039	60	90	52.3	47,700	64,100	3.04
CB1	BA	C4	V-60	18.9	200/0.351/0.023	60	161	22.4	75,500	79,400	1.67
AC1	CPM	A1	V-65	29.0 ^b)	200/1.805/5.581	40/50	20/42	60.6	4,600	4,000	1.40
Triblock	copolymeriza	ation : P ₁ · b	•P ₂ •b•P ₃								
SCS1	St	SC2	V-60	99.4	200/0.023/0.001	60	9	2.8	91,700	93,700	1.30

Table 4 Data for the RAFT block copolymerization of various monomer composition

a Molar ratio, b Polymerization in THF



Fig. 7 GPC curves of PMMA-RAFT(M1) and the corresponding CR-b-PMMA diblock copolymer(MC1), scaled with conversion

(M1)がポリマーRAFTとして機能し、PMMA·CRジ ブロック共重合体(CR含量32wt%)が生成したと判 断した。一方、RAFT試薬2dを用いて得たCR (sample:C1)の存在下、MMAをラジカル重合 (sample:CM1)した場合には、ブロック共重合でき なかった(Fig.9)。

メタクリレートの重合制御には、R基として、2·シ アノプロプ·2·イル、クミルなどの三級炭素が必要な



Fig. 8 TEM micrograph for CR-b-PMMA diblock copolymer(MC1)stained with RuO₄

ため、CPMとのブロック共重合を行う場合には、メ タクリレートを先に重合する必要がある。種々の組合 せでブロック共重合した結果をTable 5 にまとめた。

RAFT重合CRは、St、DCB、及びCPM/MAhの RAFT試薬として機能したが、MMA、及びBAのRAFT 試薬としては機能しなかった。一方、何れのRAFT重 合ポリマーもCPMのRAFT試薬として機能したが、 PBAでは分子量制御性が劣った。ブロック共重合する ためには、PBAラジカルによってCPMの重合が開始 される必要があるが、Rラジカルとして、PBAラジカ ルよりもCPM又はCRオリゴマーラジカルの方が開裂



Fig. 9 GPC curves of CR-RAFT(C1) and the corresponding block copolymer(CM1), scaled with conversion

Table 5 Controllability of block copolymerization by RAFT process

		M	onomer(M ₂)	
	CPM	DCB	MMA	St	BA
CR	good	good	n.c.	good	n.c.
PMMA	good	-	-	-	-
PSt	good	-	-	-	-
PBA	fair	-	-	-	-

n.c. = not controlled

し易いため、ブロック共重合性が劣ったと考えられる。 (2) PSt·CR·PSt**トリブロック共重合**(Table **4**)

また、上記結果から、Stであれば、アニオン重合 SIS、SBSのようなトリブロック共重合体を合成でき ると考え、CPMとのトリブロック共重合を試みた (sample:SCS1)。各段階で分子量が高分子量側へシ フトしていること(Fig.10)、及び生成ポリマーのシ ャープなミクロ相分離構造(黒い部分がPStドメイン) (Fig.11)から、目的のトリブロック共重合体(PSt含 量50wt%、PStセグメント分子量約2万)が生成したと 判断した。

2官能性RAFT試薬による2ステップでのトリブロッ ク共重合体の合成を試みたが、多峰性の分子量分布を 示した。構造上、1官能RAFT試薬と比べて、2つのラ ジカルが接近し易いため、カップリング等の副反応が 起こり易いためと考えられる³¹)。

[3] トリプロック共重合体の引張り物性

RAFT重合によって合成したトリブロック共重合体 は、CRの伸張結晶化により、優れた破断伸びと強度 を示した(Fig.12)。2官能性RAFT試薬を使用すれば、



Fig.10 GPC curves of PSt·RAFT(S1) and the corresponding block copolymers(SC2, SCS1)



Fig.11 TEM micrograph for SCS1 stained with OsO4

ハードセグメントとして、より軟化温度が高いSt/マ レイミド交互共重合体を導入することも可能であり、 熱可塑性エラストマーとしての応用が期待できる。



Fig.12 Stress-strain curves for triblock copolymers



Fig.13 GPC curves in the emulsion polymerization, scaled with conversion

[4] ソープフリー乳化重合

上記結果に基いて、両親媒性を有するPMAA-CRジ ブロック共重合体を合成し、乳化重合における反応性 高分子界面活性剤としての応用を試みた。

PMAA·CRジブロック共重合体(Mn=4600、Mw/ Mn = 1.40、イオウ含量 = 1.5wt%、塩素含量 = 28.7wt%、塩素含量から計算したMAA含量23mol%) のアミン塩を界面活性剤として、水媒体中でCPMを ラジカル重合することにより、平均粒子径0.1 µ m程 度の安定なソープフリーCRラテックスが得られた。 Fig.13に乳化重合時のCPM重合転化率とGPC分子量 の関係を示した。重合初期に見られたPMAA・CRジブ ロック共重合体由来の低分子量ピークが、CPMの重 合転化率に従って高分子量側へシフトしていることか ら、界面活性剤であるPMAA-CRジブロック共重合体 のRAFT末端からCPMが成長したと考えられる。但し、 重合に従って分子量分布が増大したこと、及びn·ド デシルメルカプタンを添加しなかった場合、重合転化 率80%付近でポリマーがゲル化したことから、加水分 解によるチオエステル末端の失活も起こっていると考 えられる。

4.まとめ

単独重合性が極めて強いCPMのラジカルでもRAFT 試薬へ連鎖移動し、重合はリビング的に進行すること が判った。適当な置換基を有するRAFT試薬、コモノ マー、及び重合条件を選択することにより、各種プロ ック共重合が可能であり、CRの特徴を活かした相溶 化剤、ホットメルト接着剤、熱可塑性エラストマー、 及びソープフリーラテックスへの応用が期待できる。

引用文献

- 1) IISRP Woldwide Rubber Statistics (2006)
- 2) 特開平11-349636
- 3) 特開平11-60638
- 4)特開2001-288212
- 5)特許3030083
- 6) WON-JEI CHO, CHI-HOON CHOI, CHANG-SIK HA, *J. Polym. Sci., A*, 32, (12), 2301 (1994)
- 7) Y. Mashiko, M. Yoshida, K. Koga, *Polymer*, 38, (18), 4757 (1997)
- 8)山川浩、林隆夫、東ソー研究報告、33、3(1989)
- 9) R. Z. Greenley, J. Macromol. Sci. Chem. A, 14,
 (4), 445 (1980)
- 10) K. Dinges, R. Casper, W. Obrecht, P. Wendling, IRC Kyoto, 211 (1985)
- M. K. Georges, R. P. N. Veregin, P. M. Kazmaier, G. K. Hamer, *Macromolecules*, 26, 2987 (1993)
- 12) K. Matyjaszewski, S. Gaynor, J. S. Wang, Macromolecules, 28, 2093 (1995)
- 13) J. Chiefari, Y. K. Chong, F. Ercole, J. Kristina, T.
 P. T. Le, R. T. A. Mayadunne, G. F. Meijs, C. L.
 Moad, M. E. Rizzardo, S. H. Thang, *Macromolecules*, 31, 5559 (1998)
- 14) G. Moad, Y. K. Chong, A. Postma, E.Rizzardo, *Polymer*, 46, 8458 (2005)
- 15) P. Sebastien, T. Pittaya J. Polym. Sci., 43, 5347(2005)
- 16) 福田猛、後藤淳、日本ゴム協会誌、76、(8)、 289 (2003)
- 17) Dane K. Parker, International latex conference (2005)
- 18) M. H. Stenzel, L. Zhang, W. T. S. Huck, Macromol. Rapid. Commun., 27, 1121 (2006)
- 19) 特開2007-102071
- 20) 特開2007.65504
- 21) K. Matyjaszewski, T. P. Davis, Handbook of Radical Polymerization, 665, WILEY-INTERSCIENCE (2002)
- 22) C. L. McCormik, *Macromolecules*, 34, 2248 (2001)
- 23) GB1219626
- 24) J. Meijer, Recueil, 92, 601 (1973)
- 25) G. Bouhadir, Tetrahed. Lett., 40, 277 (1999)

- 26) A. Sudalai, S. Kanagasabapathy, B. C. Benicewicz, *Organic Letters*, 2, 3213 (2000)
- 27) F. R. Mayo , J. Am. Chem. Soc., 90, 1289 (1968)
- 28) Y. K. Chong, J. Krstina, Tam P. T. Le, G. Moad,
 A. Postma, E.Rizzardo, San H. Thang,
 Macromolecules, 36, 2256 (2003)
- 29) J. Brandrup, E. H. Immergut, E. A. Grulke, Polymer Hand Book,4th ed., WILEY-INTERSCIENCE (1999)
- 30 J. Chiefari, T. A. Roshan, L. Catherin, G. Moad,
 E. Rizzardo, A. Postma, M. A. Skidmore, San H
 Thang, *Macromolecules*, 36, 2273 (2003)
- 31)後藤淳、辻井敬亘、福田猛、接着、50、(1)、14 (2006)

著者 氏名尾添真治 Shinji Ozoe 入社昭和62年4月1日 所属南陽研究所 ゴムグループ 主任研究員

(35)