隼

特

水熱反応による有機廃棄物の資源化処理

塩化ビニリデンー塩化ビニル共重合体の液相酸化法によるケミカルリサイクリング

Chemical Recycling of Vinylidene Chloride-Vinyl Chloride Copolymer by Oxygen-oxidation in Aqueous Solutions at Elevated Temperatures.

吉岡 敏明*•古川 慶一**•佐藤 次雄***•奥脇 昭嗣**** Toshiaki Yoshioka Keiichi Furukawa Tsugio Sota Akistugu Okuwaki

1. はじめに

プラスチックは丈夫で軽量,加工が容易であること や安い等の理由から,各産業から日常生活に至るまで 不可欠な素材として1,200万 t 以上(92年)も生産さ れ,現代の経済社会にプラスチックがもたらす効果は 多大である.一方,長所は量産により短所に変わり, 使用後の処理が困難なプラスチックの排出量は年々増 加し,92年には690万 t に達し,ゴミ問題の代表格で もある.

廃プラスチックのリサイクルは、地球温暖化防止お よびそれと不可分の関係にある環境問題や資源・エネ ルギー問題の立場から、21世紀を展望したときその有 効な処理技術の開発に取り組むべき最重要課題である。

廃プラスチックのリサイクルには,(1)マテリアルリ サイクル,(2)サーマルリサイクルおよび(3)ケミカルリ サイクルがある.日本では,焼却炉が普及しているこ ともあり,とりわけ(2)のサーマルリサイクルが行われ, 一般廃棄物に係わるプラスチックの約28%が自治体の 廃棄物処理施設において焼却され,発電や熱回収され ている.しかし,ポリ塩化ビニル (PVC)やポリ塩 化ビニリデン (PVDC)等の有機塩素系プラスチッ クは塩素を含むので,焼却時に多量の塩化水素を発生 してボイラーチューブを腐食させ,微量のダイオキシ ンを副生する.一方,これらは食塩電解の最大の塩素 消費先として期待されていることから,有用な化学原 料に転換する新しいリサイクル方法の開発が期待され ている.

著者らはこれまでPVC粉末^{1,2)},硬質および軟質ポ リ塩化ビニル³⁾を高温水溶液中の反応により,シュウ

**** ″ 工学部分子化学工学科教授

酸やベンゼンカルボン酸類に転換できることを明らか にしてきた.ここでは、食品用のラップ等に広く用い られ、一般廃棄物中に多く含まれる塩化ビニリデン-塩化ビニル共重合体を濃厚アリカリ溶液中で酸素酸化 し、シュウ酸やベンゼンカルボン酸類として転換でき ることを明らかにしたので報告する.

2.実験

2.1 試料および試薬

実験には塩化ビニリデン-塩化ビニル(VDC-VC) 共重合体粉末を用いた.VDCとVCのモノマー重量比 は元素分析値(C:26.53wt%,H:2.45wt%,Cl: 70.36wt%)よりVDC/VC=86/14であった.その 他の試薬は市販の特級品を用いた.

2.2 酸素酸化

試料38, x50mlおよび所定量のNaOHを仕込ん だテフロン製ビーカーを内容積300cm³の攪拌機付き オートクレーブに入れ,密封し,窒素置換後,所定温 度まで3C/minで昇温した.所定温度に達した後, 所定の圧力まで酸素加圧し,この時を反応開始とした. テフロン製のかき混ぜ翼を使用し,温度はオートクレ ーブ本体胴部においてアルメル-クロメル熱電対を用 いて測定し,PID温度制御装置で温度変動範囲を±2 C以内に保った.また,酸素圧は常に一定になるよう に適時に酸素を圧入した.反応終了後,かき混ぜを停 止し,オートクレーブを空冷した.室温まで放冷した 後,オートクレーブを空冷した.室温まで放冷した 後,オートクレーブ内のガスを抜き,ビーカーを取り 出し,反応生成物を純水で洗い,水可溶性生成物を溶 解した後,1G4ガラスフィルターで残留物を濾別し, 500ml に希釈して反応生成液とした.

**ミノルタ(株)高槻研究所 〒 569 大阪府高槻市桜町1-2

^{*} 東北大学工学部分子化学工学科助手

^{*** /} 反応化学研究所教授

^{〒980-77} 仙台市青葉区荒巻字青葉

2.3 分析

(1)シュウ酸および塩化物イオン

反応生成液5mlをH*型陽イオン交換樹脂に通し, Na*を取り除き,100mlに希釈してイオンクロマトグ ラフ(カラム:DIONEX AS-3)によってシュウ酸 と塩化物イオンを同時に定量した.

(2)ベンゼンカルボン酸類

ベンゼンカルボン酸類は、反応生成減 5 mlをH⁺型 陽イオン交換樹脂に通し、Na⁺を取り除き、NH₃-N H₄Cl 緩衝溶液 (pH9.6~9.8) を加え、50ml に希釈 して、イオンクロマトグラフ (カラム: OmniPac P AX-100、検出器: UV254nm) によってグラジェン ト法 (溶離液: 50mM NaCl/0.2mM NaOH/20 %CH₃CN (60-0 %/45min), 500mM NaCl/2.0 mM NaOH/20%CH₃CN (40-100%/45min)) に よって定量した.

(3)CO2

ガスピペットに反応生成液50mlを取り,硫酸酸性 としてCO₂を発生さ,マイクロシリンジにより気相を 分取し,TCD型ガスクロマトグラフ (カラム:シリ カゲル/ステンレス)により絶対検量線法によりCO₂ を定量した.

(4)水可溶酸

反応生成液中のシュウ酸以外の生成物をベンゼンカ ルボン酸類も含めて水可溶酸とし、その炭素量は、全 有機炭素計によって測定した炭素量からシュウ酸の炭 素量を差し引いて求めた.

2.4 定義

分解率,シュウ酸収率,CO₂収率およびベンゼンカ ルボン酸収率を以下のように定義した.

分解率(%): {(W。-W。)/W。} × 100	(1)		
シュウ酸収率(C%):(2 m 。x/m 。) × 100	(2)		
CO₂収率 (C%):(m。/m₂) × 100			
ベンゼンカルボン酸収率(C%):			

$$\{(\mathbf{m}_{BC} \times \mathbf{N}_{C}) / \mathbf{m}_{P}\} \times 100 \qquad (4)$$

水可溶酸収率: ${(m_{roc} - 2 m_{er})/m_p} \times 100$ (5) ここでW。は反応前のVDC-VC共重合体の重量,W, は反応後の残留物重量,mp,は反応前のVDC-VC共重 合体中の炭素のモル数であり,m_a,m_e,m_e および m_{roc}は生成したシュウ酸,CO₂,ベンゼンカルボン酸 のモル数および水可溶分の全有機炭素量を表す.Nc は各ベンゼンカルボン酸の1分子当たりの炭素数を表 す.

3.結果と考察

3.1 脱塩化水素

本系における150~250℃, 2.5~25mol/kg-H₂O (m),酸素圧1~5MPa, 1~5時間の反応条件下 において,VDC-VC共重合体の脱塩化水素率は100% に達し,PVCより脱塩化水素が容易に進行した¹⁾.V DCの脱塩化水素は二段階で進行し^(~7),一段目は140 ~200℃で,PVCと同様にZipper 機構で進み,さら に、200℃でDiels-Alder 縮合反応により二段目の脱 塩化水素と炭素間の橋かけが熱分解で起こることが知 られている.したがって,本系においても、熱分解と 同様に脱塩化水素が起きていると考えられる.VDC-VC共重合体が完全に分解した後も脱塩化水素率はほ ぼ100%であった.このことから、測定条件の範囲内 では、以下に述べる水可溶酸類にはほとんど有機塩素 化合物がないと考えられる.

3.2 水可溶酸の組成

NaOH濃度15mol∕kg-H₂O(m),250℃,酸素圧 5 MPa,5時間の反応により,水可溶酸,シュウ酸お よびCO₂が生成した.図-1に水可溶酸のイオンクロマ トグラムを示す.石炭の酸化生成物と同様多数の芳香 族カルボン酸混合物であることがわかった^{8,8)}.脱塩 化水素したVDCには(1)炭素間の二重結合や三重結合 が含まれること,(2)Cl⁻がOH⁻と置換した後互変異性 あるいは脱離によって生成した-C=Oが含まれること や,(3)芳香環構造が含まれることが知られている^{16,11)}. したがって,本系におけるベンゼンカルボン酸類等の



☑-1 Ion chromatogram of the water-soluble acids in the product under 15m NaOH at 250°C and 5 MPa of Po₂ for 5 h. Vol. 16 No. 2 (1995)

水可溶酸類は,脱塩化水素したVDC-VC共重合体が 酸化される際,その構造中に含まれる酸化されにくい 芳香環が残るためと考えられる.

各成分は,保持時間が接近して,ピーク分離が不十 分で,かつベースラインも少しずつ上昇しているので, 正確に定量できなかった.そこで,1,2,3,4,およ び5のフタル酸(PA),トリメリット酸(TMA),ピ ロメリット酸(PMA),ベンゼンペンタカルボン酸 (BPA)およびメリット酸(MA)のベンゼンカルボ ン酸のみ定量を試みた.上記5種のベンゼンカルボン 酸類は,クロマトパックC-R6Aを用い,濃度既知の 標準試料の波形と反応溶液のそれとをTime Window 法により波形処理して求めた.

3.3 酸素酸化におよぼす反応条件の影響

250℃, 15mNaOH, 酸素圧 5 MPa, 5 時間におい てシュウ酸収率に対するかき混ぜ速度の影響を250, 500, 750, 1000および1500rpm について予め実験し た.シュウ酸収率は750rpm までは増加したが,それ 以上では23~25C%でほぼ一定になったことから,か き混ぜ速度は常に1000rpm で行った.

(1)反応時間の影響

250℃, 15mNaOH, 酸素圧 5 MPa における分解率 および各酸化生成物に対する反応時間の影響をそれぞ れ図-2(a)および(b)に示す. VDC-VC共重合体は容易 に脱塩化水素し, 分解率は1時間で85%, 2時間以降





☑-2 Effect of reaction time on the (a) weight loss of VDC-VC copolymer, (b) yields of oxalic acid, CO₂ and water-soluble acids in 15 m NaOH at 250°C and 5 MP of Po₂.



 \Box Phthalic acid, \triangle Trimellitic acid, imes Pyromellitic acid,

- \diamond Benzenepentacarboxlic acid, \blacksquare Mellitic acid
- ☑-3 Effect of reaction time on the yields of benzenecarboxylic acids in 15 m NaOH at 250°C and 5 MPa of Po₂.

で99~100%に達した.また、シュウ酸収率とCO₂収 率は時間とともに増加したが、8~12時間ではシュウ 酸がCO₂に酸化されるため収率が低下した.水可溶 酸収率は2時間で33.3C%であったが、その後、徐々 に酸化され、12時間では28.6C%に低下した.一方、 ベンゼンカルボン酸収率は図-3に示すように、時間と ともに増加した.PVCの液相酸素酸化では、PAの割



O xalic acid, ● CO₂, □ Water-soluble acids
☑-4 Effect of reaction temperature on the (a) weight loss of VDC-VC copolymer, (b) yields of oxalic acid, CO₂ and water-soluble acids in 15 m NaOH at 5 MPa of Po₂ for 5 h.

合が高かったが、VDC-VC共重合体ではPMA、 BPAやTAの割合も高かった.これらは、VDC-VC 共重合体がPVCよりも脱塩化水素し易いため、芳香 環構造を持つ分子量の大きなカルボン酸類が中間体と して多く生成し、これらがベンゼンカルボン酸類に酸 化されるためと考えられる.

(2)反応温度の影響

15mNaOH,酸素圧 5 MPa, 5 時間における分解 率および各酸化生成物に対する反応時間の影響を図-4 (a)および(b)に示す.分解率は150℃でも83%に達し, 直線的に増加し225℃でほぼ完全に分解した.シュウ 酸収率とCO2 収率も温度が高いほど増加したが,水 可溶酸収率は減少した.これは,温度が高いほど酸化 速度が大きくなるため,分子量の大きな水可溶酸がベ ンゼンカルボン酸,シュウ酸とCO2 に酸化されたた めと考えられる.また,各ベンゼンカルボン酸収率は 温度が高いほど増加した(表1).これは,温度が高 いほど脱塩化水素したVDC-VC共重合体中に芳香環 構造が発達し,各ベンゼンカルボン酸は,それらの酸 化により生成したと考えられる.

(3)NaOH濃度の影響

250℃,酸素圧 5 MPa, 5 時間の条件下でVDC-VC 共重合体を酸素酸化した時の分解率におよぼすNaOH 濃度の影響を図-5(a)に示す.15m 以下では分解率は99



Oxalic acid, ● CO₂, □ Water-soluble acids
Effect of NaOH concentration on the (a) weight loss of VDC-VC copolymer, (b) yields of oxalic acid, CO₂ and water-soluble acids at 250°C and 5 MPa of Po₂ for 5 h.

表1 Effect of reaction temperature on the yields of benzenecarboxylic acids.

Temp. (°C)	Yields (C%)				
	PA	TMA	PMA	BPA	MA
150	1.0	0.3	0.2	0.6	0.2
200		0.8	1.3	1.2	0.3
225	—	1.4	1.5	1.4	0.5
250	2.3	1.6	2.5	1.6	0.9

~100%であったが、25m では83%にとどまった. こ れはPVCの場合と同様に、高NaOH濃度では酸素の 溶解度が低下し、酸素による脱塩化水素が十分に促進 されないためと考えられる^{1.39}、このことは、高温高 濃度のアルカリ水溶液中におけるSiCの腐食が、高濃 度では酸素の溶解度の低下により抑制される¹²⁰ことか らも支持される.

図-5(b)に各酸化生成物に対するNaOH濃度の影響を 示す. CO₂収率は5mで,シュウ酸収率は15mで最 大値を示した.この場合もPVCと同様の結果である. 炭素質の酸化では中性から酸性溶液中ではラジカル自 動酸化機構で反応が進み,CO₂を生成するのに対 し^{1~17},塩基性溶液中では,塩基触媒酸素酸化機構に よってシュウ酸を生成することが知られている^{18,19)}. 本系の場合,VDC-VC共重合体が完全に脱塩化水素 した時,生成したHClを中和するのに1.2mのNaOH



O xalic acid, ● CO₂, □ Water-soluble acids
図-6 Effect of oxygen partial pressure on the(a) weight loss of VDC-VC copolymer, (b) yields of oxalic acid, CO₂ and water-soluble acids at 250°C and 5MPa of Po₂ for 5 h.

Vol. 16 No. 2 (1995)

Po₂ (MPa)	Yields (C%)				
	PA	TMA	РМА	BPA	MA
1	_	0.7	—	0.2	0.2
5	2.3	1.6	2.5	1.6	0.9
7	2.1	0.9	4.1	2.7	2.1

表 2 Effect of oxygen partial pressure on the yields of benzenecarboxylic acids.

が必要であり,また,CO2 を中和するのにさらにNa OHが消費される.したがって,初期NaOH濃度5m 付近ではラジカル自動酸化が優先的に進行してCO2が 生成する.しかし,5m以上15mまではNaOH濃度 が高くなるにつれて塩基触媒酸素酸化が進行してシュ ウ酸収率と水可溶酸収率が増加する.

(4)酸素圧の影響

図-6(a)および(b)に250℃15m NaOH, 5 時間におけ る分解率および各酸化生成物に対する酸素圧の影響を 示す.酸素圧1MPaでは分解率は85%であったが、 3 MPa 以上では98~100%に達した。PVC粉末の場 合,分解率は顕著に酸素圧の影響を受けるのに対し, VDC-VC共重合体は酸素圧に大きく影響されなかっ た. これは、PVCに比べVDC-VCの方が脱塩化水素 し易く、250℃、15m、5時間では昇温中にほとんど 脱塩化水素し、そのため酸素圧の影響が小さいものと 考えられる.一方,各酸化生成物収率に対する酸素圧 の影響は大きく、シュウ酸収率とCO2 収率は酸素圧 が高いほど増加し、水可溶酸収率は減少した. これは 脱塩化水素により生成した炭素質が塩基触媒酸素酸化 されることを示す.3~5MPaでほぼ完全に分解し た後もシュウ酸収率が増加したのは、塩基触媒による 水可溶酸類がシュウ酸とCO2へ酸化されるためである. また,表2に示すように,各ベンゼンカルボン酸収率 は5 MPaまでは増加するが、これも上記と同じ理由 によるものである.7 MPa でPAやTMAのようなカ ルボキシル基の少ないベンゼンカルボン酸収率が低下 したのは、水酸化物イオンに引き抜かれやすい水素原 子が多いためと考えられる.

4. 結論

VDC-VC共重合体を化学原料に転換するケミカル

リサイクリングの立場から、本法における最適条件は、 250°C, 15mNaOH, 酸素圧 5 MPa, 5 時間であった. この時, VDC-VC共重合体 1 kgからシュウ酸無水物 230 g, ベンゼンカルボン酸120 g (TMA換算) が得 られた.

謝辞

本研究費の一部はセコム財団の助成によって行った. また,試料を提供して戴いた旭化成工業株式会社に感 謝致します.

参考文献

- 吉岡敏明,安田真也,川村邦男,佐藤次雄,奥脇昭嗣;日 化,(1992),534.
- T.Yoshioka, K.Furukawa, S.Yasuda, T.Sato and A. Okuwaki; Proc. The 2 nd Int. Sympo. on East Asian Resources Recycling Technology, (1993), 100.
- 3) 奥脇昭嗣,吉岡敏明;資源処理技術,41巻,3号(1994), 124.
- 4) S.S.Barton, J.R.Dacey and B.H.Harrison ; Polym. Prepr. Amer. Chem. Soc. Div. Polym. Chem., 12, (1971). 768.
- S.S.Barton, G.Boulton B.H.Harrison and W.Kemp; Trans. Faraday Soc., 67, (1971). 3534.
- S.S.Barton, P.G.Beswick and B. H.Harrison; J. Chem. Soc. Faraday Trans. I, 68, (1972), 1647.
- D.H.Davies, D.H.Everett and D.J.Taylor; Trans. Faraday Soc., 67, (1971), 382.
- 8) 須藤信行,加藤旨彦,池上徹,奥脇昭嗣,天野杲,岡部泰 二郎;日化,(1983),1131.
- 9) T.Oshika and A. Okuwaki ; Fuel, 73, No. 1, (1994) 77.
- P.Pendleton, B.Vincent and M.L.Hair ; J. Colloid and Interface Sci., 80, (1981), 512.
- F.F.He and H.Kise ; J.Polym. Sci : Poly. Chem. Ed., 21, (1983), 1729.
- T.Sato, S.Sato and A.Okuwaki ; Corrosion Science, 33, (1992), 591.
- Y.Kamiya, S.Beaton, F.Lafortune and K.U.Ingold; Can. J. Chem., 41, (1963), 2020.
- 14) Y.Kamiya, S.Beaton, F.Lafortune and K.U.Ingold; Can. J. Chem., 41, (1963), 2034.
- A.E.Woodward and R.B.Mesrobian ; J. Am. Chem. Soc., 75, (1953), 6189.
- 16) Y.Kamiya and K.U.Ingold ; Can. J. Chem., 42, (1964), 1027.
- S.Imamura, Y.Tonomura, N.Kawabata and T.Kitao; Bull. Chem. Soc. Jpn., 54, (1981), 1548.
- 18) T.Wakabayashi and A.Okuwaki ; ibid., 61, (1988), 4329.
- 19) S.Ichinose and A.Okuwaki ; ibid., 63, (1990), 159.