《論 文》 論 22-5 高分子熱分解のシミュレーションの試み PBTの熱分解とモリックマウス法の応用 彦*** + 屋 明* · 赦 塚 和**・大 川 邦 鮟 朋 朋 實** · 武 Ħ

ABSTRACT The quantitative analysis of the thermal degradation process has been simulated by the "Molic-Mouse" method for one of the typical engineering plastics, polybutylene-telephtalate (PBT). The model that corresponds with each chemical unit was designed and the stochastic calculation procedure was decided on the basis of preliminary analysis of the thermal degradation with experimental data of TGA-GC/MS and Py-GC/MS. The generating ratio of scission products and detailed scission routes could be obtained to discuss the phenomenon. Although it has been believed that the phenomenon cannot be analyzed unless a quantum chemical method like the first principle method is applied, the detailed thermal degradation process of PBT (polybutylene-telephtalate) as a concrete example can be clarified using the "Molic-Mouse" method, combined with the analysis for experimental data and with the computer simulation. Also, the methodological difference between the experiment and the computer simulation is discussed.

- 43 -

1. はじめに

高分子では一般的に,低分子有機化合物とは異なり, 加熱によって軟化・融解することはあっても,もとの 分子構造を保ったまま気化させることは困難であり, 高温では通常熱分解する.これは,高分子では,分子 間力が著しく大きいため,それらを気化させるのに必 要なエネルギーが高分子鎖内の結合解離エネルギーを 大きく越えるからである.また,大気中では酸素との 反応により,より低いエネルギー,すなわちより低い 温度で分解(酸化劣化)が進行して,高分子の燃焼が起 こることもある¹⁾.高分子の分解は,主鎖の開裂によ り分解が進行する主鎖開裂型の熱分解過程はさらに, ポリメタクリル酸メチル(PMMA)に代表されるように 開裂した部分から順次モノマーが外れて行くa)解重合 型と,主鎖の開裂が無秩序(統計的)に進行する b)ラン

* 芝浦工業大学 先端工学研究機構

*** 名古屋大学大学院

平成15年6月

ダム開裂型に区別される.実際の主鎖開裂型高分子の 多くは,程度の違いがあるものの両者が競合した機構 で熱分解が進む.このような高分子の熱分解反応は一 般に非常に複雑であり,高分子の化学構造はもとより, 形態や加熱の条件によっても大きく変化する.高分子 の熱分解は古くから研究されているが,現象が極めて 複雑であり,また高分子の構造自体を直接観測する手 段が少ないことや,高分子が熱分解した場合,そのま ま廃棄されるなどの事情から,その定量的な研究を進 めるのは困難であった.最近,分析分野での機器の進 歩やリサイクルや焼却などの社会適用性が起こるに 従って,徐々に高分子の熱分解に対する研究が盛んに なってきた²⁾.特に高分子熱分解によるダイオキシン などの毒性物質の発生が危惧されるようになり,広く 高分子以外の専門家の関心を呼ぶようになった.

一方, 従来の熱分解シミュレーションとしては, 熱重 量分析をシミュレートするものがよく知られている³⁾. 非常に複雑な方程式を組み合わせて行われるシミュ レーションから得られる結果は, 温度の上昇に伴って 試料重量が減少するということを示した熱重量減少曲 線のみを解析するのが精一杯であった^{4.5)}. すなわち高 分子の化学的構造に立ち返ってその熱分解を定量的に 解析するのは, 膨大なデータを扱うことになり, 化学 系の研究者にとって, かかる労力に見合うような有用 な知見を得られなかったことも一因である.

Study on the Simulation of Polymer Pyrolysis –Applying the "Molic-Mouse" Method for Thermal Degradation of PBT–. By *Toshiaki Tsuchiya* (Research Organization for Advanced Engineering, Shibaura Institute of Technology), *Tomokazu Kosizuka*, *Tomohiro Ookawa* (Dept. of Materials Science and Engineering, Graduate School of Shibaura Institute of Technology) and *Kunihiko Takeda* (Graduate School of Nagoya University).

^{**} 芝浦工業大学大学院

²⁰⁰³年1月8日受付 2003年3月31日再受付

本研究は膨大なデータの解析がコンピュータの処理 能力を活かす一つの手法であり、それによってシミュ レーションが可能であると考え, 高分子の化学構造を 簡単なモデルに置き換えてシミュレートする「モリッ クマウス法」を試みた.シミュレーションは様々な分 野で活発に応用されているが,計算化学の分野では,有 機合成や高分子化学の領域に対し,量子化学や分子動 力学などを元にした分子軌道や系の分子配置、諸種の 平衡,動的性質,電子的エネルギー計算,化合物の生成 熱などを目的とする理論的な計算がなされている 6.7). これに対して機械設計,流動,電気回路などの分野で は直接的な工学の対象物に対してシミュレーションが 大きな貢献をしている.このことを有機合成や高分子 化学などに敷衍すれば、たとえば「ベンゼン環」「エス テル結合 | などを含む化学構造をそのままシミュレー ションの技術にのせることを意味する.しかしこれら の間には距離があると感じられてきた.

本手法は高分子の熱分解現象のコンピューターシ ミュレーションにおいて,モデル化された分子鎖の切 断反応を乱数による確率的な処理で計算を行うことが 特徴であり,モンテカルロ法の応用例の一つでもある が,可能な限り数式などを使用せず,直接的に構造か ら書き下して有機合成や高分子化学の手法に近いシ ミュレーションを目指した⁸⁾.具体的にはポリブチレ ンテレフタレート(PBT)と称する代表的なエンジニア リングプラスチックをコンピューターシミュレーショ ン対象として選択し,従来の高分子の解析に関する計 算手法との差を意識しつつ,主として「化学構造を含 んだシミュレーションを試みる」という視点から実施 した.

2. 高分子熱分解に対する従来の方法と 本研究の手法の比較

2.1 従来の方法の簡単なまとめ

高分子材料の従来の分解過程の解析に用いられる代 表的な式を(1)を示す.

$$\int_{0}^{x} \frac{dx}{g(x)} = A \int_{0}^{t} \exp\left(-\frac{E_{a}}{RT}\right) dt$$
(1)

ここで、Aは頻度因子、 E_a は見かけの活性化エネル ギー、Tは絶対温度、Rは気体定数を示している。g(x)は反応量xの関数で、高分子の熱分解のメカニズムに よって区分され、たとえば**表1**に一例を示す^{9,10)}.

表1において, *f*(*x*)は質量減少率, *g*(*x*)は反応様式, *G*(*x*)は式(1)の右辺である.この一連の関数の導入に ついてはここでは詳しくは述べないが,計算結果の一 例を図1に示す¹¹⁾.

2.2 本研究の手法の概念

図1で得られた曲線は特定のメカニズムで熱分解す る高分子の分解曲線であり、実験的にしか得られない データを予測できるという点で優れている.一方,有 機化学や高分子化学の専門家にとって、またダイオキ シンなどの毒性物質の研究者にとっては研究対象とす る高分子がどの程度の分解をするかというよりむしろ どのような化学構造に変化するかという方に強い関心 がある.しかし、コンピューターシミュレーションと 有機合成化学などはもっとも相互の距離の離れた学問

Type of reaction	f(x)	g (x)	G(x)	dC/dA 0	dC/dA θ
n-order	x	(1-C) "	$1/(n-1) \cdot \{(1-C)^{1-n}-1\}$	(1-C) ⁿ	$\{1/(n-1) \land \theta\}^{n(1-n)}$
First-order	x	(1-C)	-In(1-C)	(1-C)	exp(-A θ)
Random cleavage of polymer main chain	$(1-C)^{L-1} \times \{1+(L-1)\} \times$	(1-x)	-ln(1-x)	$L(L-1) \cdot (L-1)^{L-1} x$	$L(L-1)\exp\{-(L-1)A\ \theta\}\{1-\exp(-A\ \theta)\}$
Self-catalysis	x	C(1-C)	$\ln[\{C_0(1-C)\}/\{C(1-C_0)\}]$	C(1-C)	
Diffusion Rate- determining (infinite flat board)	x	1/(2C)	C ²	1/(2C)	1/√(A θ)
Diffusion Rate- determining (infinite	x	-In(1-C)	(1-C)•ln(1-C)+C	-in(1-C)	
Diffusion Rate- determining (Sphere)	x	$2/3 \cdot \{(1-C)^{-1/3} - (1-C)^{-2/3}\}$	$\{1-(1-C)^{1/3}\}^2$	$2/3 \cdot \{(1-C)^{-1/3} - (1-C)^{-2/3}\}$	
Decreasing of boundary rate- detarmining surface (Infinite	x	1/2·(1-C) ^{-1/2}	1-(1-C) 1/2	1-(1-C) 1/2	
Decreasing of boundary rate- detarmining surface (Sphere)	x	1/3•(1-C) ^{-2/3}	1-(1- <i>C</i>) ^{1/3}	1-(1-C) ^{2/3}	

表 1 Function g(x) for each degradation mechnism

— 44 —

分野であり、数式などを使用することが難しい.

そこで例えば図2に示されるような熱分解機構が想 定されるPBTにおいてコンピューターシミュレーショ ンを行うためのモデル化を試みた.PBTは5大エンジ ニアリングプラスチックの一つで,耐熱性・剛性など に優れ,自動車,コンピュータなどのコネクター材料 などに多く使用されている. その構造は芳香族ポリエ ステルで,高分子の分類上は縮合型高分子に分類され, これまでにも熱分解反応や活性化エネルギーなどにつ いての研究がなされている12.13). PBTの熱分解研究は、 PBT が比較的新しい樹脂であるため、PPやPS ほど多



 \blacksquare 1 Sample results of simulation using equation (1) (C: concentration, A: frequency factor)



図 2 Supposed thermal degradation routes of PBT¹⁷⁾

くの報告はされていないが、Sugiuraら¹⁴⁾、Adams¹⁵⁾は 構造が類似する PET と共に分解過程を推定している. また,PBT はエステル結合を有するので,一般的には 酸やアルカリあるいは熱などによってエステル結合が 加水分解されて開裂する¹⁶⁾. そのほか高い温度条件下 では脱炭酸などの反応が起こる.

分解反応に関するデータは熱分解炉-ガスクロマト グラフィー/質量分析計(Py-GC/MS)や熱重量分析-ガ スクロマトグラフィー/質量分析計(TGA-GC/MS)など の実験装置によるものであり、本研究に関する実験か ら得られた熱分解ガスクロマトグラフィー(Py-GC/ MS)の典型的なパイログラムを図3に示した. 各ピー クはそれぞれ質量分析計とコンピュータ・ライブラリ で同定され,きわめて精緻な表として研究者に提供さ れるのが普通である18).

まず, PBTの繰り返し単位の化学構造をモデル化す る. 図4の左側にはPBTの化学構造を示した. これを 右側のモリックマウスモデルに変換する. 図中の記号 は、▽はエステル基、◎はベンゼン環、④はブチレン 基を表現している.この記号の単位でそれぞれを繋ぐ 主鎖に反応が生じて構造が変化していくものとして熱 分解現象を考えている.

高分子では図5の上段のように単位となる構造が重 合し大きな分子量をもつ鎖状分子となる. モリックマ ウス法ではこの鎖状分子を図5の下段のように変換す る. さらに、このモデルを用いて図2の分解経路もモ デルで書き直され, それに併せて計算の手順を決める ことになる. 基本的な手続きは、実験的には分子量に 相当する高分子鎖の繰り返し単位数などの初期条件を



24 Chemical structure of PBT and modeling for Molic-mouse method



3 Typical chromatogram of PBT thermal degradation

- 45 -----

平成15年6月

決め,次に乱数を発生させて高分子鎖のどの部分に注 目するかを決める.その部位の反応の可能性について あらかじめ設定した分解の規則(後述)を適応し,仮の 切断を行う.切断や反応が終了したら,ループの上に 戻り,再び同様の手続きを行う.このようにして得ら れていく結果が実験結果と離れてきたら,切断の仮定 を変更して再度、シミュレーションを実施する.

このような手続きで計算された結果は,高分子鎖の 構造変化を直接計算することになるので,その結果を モデルから再び,化学構造式に転換することによって, 熱分解した高分子の化学構造を示すことができる.具 体的な構造式などを次節以後に述べる.

3. モリックマウス法によるモデリングと 計算方法

3.1 実験側からの情報

実験側からの情報は,熱重量分析(TGA:島津製作所 TGA-50,昇温速度90°C/min,窒素雰囲気),Py-GC/MS およびTGA-GC/MS(島津製作所の高周波高速加熱炉 (PYR-4A),ガスクロマトグラフィー(GC17A),およ び質量分析装置(QP5000)と理学電機(Thermoplus II))か ら得られる.まずPBTの総合的熱分解データと考えら れる熱重量分析から得られたTGA曲線を図6に示し た.PBTの熱分解生成物は約420°Cから480°Cで最も 多く揮発し,500°Cを超えたあたりでほぼ揮発しなく なることが分かる.また,高分子の分解生成物は一定 のものではなかく,分解反応や温度によってもその種 類や生成比は多様に変化する.このデータに相当する 従来のコンピューターシミュレーションの結果が前述 の図1に示したものである.

次に TG 曲線においてほとんどの熱分解生成物が揮 発する 550°Cにおける Py-GC/MS により熱分解実験を 行った.この実験で得られる熱分解生成物のパイログ ラムに見られるピークが示す分解生成物を実験装置に 連動したデータ処理用のコンピューター上のライブラ リソフトなどによって同定し,分解生成物の情報を得 た.高分子量のピークに関しては柘植ら¹⁹⁾の研究を参 考とし,低分子側から 1,3-ブタジエン (C_4 ,1,3butadiene),安息香酸(A1),安息香酸ブチル(B1),テ レフタル酸ブチル(C1, buthyl terephthalic acid),テレフ タル酸ジブチル(D1, dibuthyl terephthalic acid)などが主 となる熱分解温度 550°Cにおける分解生成物の種類と 生成比を**表2**に整理した.

3.2 シミュレーションの対象となる実験データ の整理

実験結果から推測された熱分解過程や分解生成物から,図1に示すPBTの化学構造の基本単位において, 図7のように2箇所の切断点においてPBTの高分子鎖 が切断すると仮定してモデル化を行った.

基本モデルと想定される分子鎖切断位置を基に,分



I 5 Modeling of a PBT polymer chain and scission reaction for Molic-mouse method



☑ 6 Thermal gravimetric analysis of PBT

表 2 Experimental scission products of PBT at 550°C

		Mw	Structure	%
	Al	1 2 2	О-соон	19.05
omer	B 1	176	 COOC ₄ H ₇	4.92
Mon	CI	2 20	HOOC	35.88
	D1	274	C4H200C-0-C00C4H2	13.17
ler	B2	398	C4H,000C-0-C00C4H8C00-0	3.23
Din	C2	297	()-cooc4H8coo-()	0.75
Etc	C4	54	CH2=CH – CH=CH2	22.35
	DP	154	$\bigcirc -\bigcirc$	0.65

— 46 —



27 Basic scission points of the PBT polymer chain



図 8 Not measured products of PBT thermal degradation at 550°C

解生成物にモリックマウスモデルを適用するに際して, PBTの熱分解過程では分子鎖切断以外に転位等の反応 が生じにくいこと,ジフェニルの生成割合が全体の 0.65%と極めて少量であることから,シミュレーショ ンにおいてはジフェニルを対象外とした.さらに,熱 分解生成物とその生成比を検討した結果,ブタジエン (C₄)が熱分解前の高分子鎖状態にあるときの割合と比 較して非常に多く存在している.これは,Py-GC/MSが 全ての熱分解生成物を完全には検出できないことによ ると考えられる.そこで本研究においては,構造中に ベンゼン環を含む熱分解生成物のみに注目し,それら の生成比を目標にしてシミュレーションを行うとした.

こうしてシミュレーションの対象とするPBTの熱分 解生成物の化学構造と分解生成比を整理したものを, 分解生成物記号,分子量,モリックマウスモデル,お よび実験で得られた生成比として,表3に示す.

計算を進めていくと仮想的な高分子鎖の切断が起こり、それによって分子量の小さな分解生成物が発生する.表3中の分子量に相当する他のパターンの化学構造 も考えられるが、実験結果から測定されていない図8の ような生成物は発生しないという制限条件を設けた.

これらの物質は現実の現象として生成してもおかし くないが,実際には実験において生成を確認できてい ないため,これらの分解生成物の発生については制限 条件の適用を検討した. 表 3 Objective scission products list using Molic-Mouse modeling and generation rates of products

		Mw	Structure	%
	Al	122	О-соон	24.74
omer	B 1	176	СООС4 Н7	6.38
Mone	C1	220	ноос-О-соос4н7	46.60
	D1	274	C4H200C-()-C00C4H2	17.10
ner	B2	398	C4H700C-{	4.19
Dir	C2	297	()-cooc ⁴ H ⁸ coo-()	0.98

表 4 Degradation routes and scission points of the Molic-Mouse chain for PBT

route	symbol	bol scission point	
1	^C/B*	$A_{\odot}A_{-3}-A_{-\odot}-$	
2	^CB/C*	$\nabla \bigcirc \not \Box $	
3	*A/C*	<u>.</u>	
4	^BC/A*	O-7+@-7-O-	
5	*B/C*	@	
6	^A/C*	€+ <u></u>	

3.3 実験結果の加工

実験から得られた情報に基づき、シミュレーション を実行するために、対象となるPBTをモデル化し、熱 によって高分子鎖が分解するルートを場合分けする. 分解ルートについては、便宜的に表4に示すような記 号で表記した.それぞれ、A:ブチレン基、B:ベンゼ ン環、C:エステル基、^:分子鎖末端、*:十分な大 きさの分子鎖、/:切断箇所を示す.また、高分子鎖に ついては、化学構造をモリックマウスモデルで示し、 図中の記号は、▽はエステル基、◎はベンゼン環、④ はブチレン基を表現している.表4はモリックマウス モデルが斜線の位置で切断される場合の分解ルートの 整理を行ったものである.

第1分解経路(route 1)は分子鎖末端がエステル基
 (▽)であるときに、末端のエステル基(▽)とベンゼ

平成15年6月

ン環(◎)をつなぐ結合が切断される分解経路であり、分解経路の記号として「^C/B*」で示す.

- 第2分解経路(route 2)は分子鎖末端がエステル基
 (▽)であるときに、安息香酸(▽-◎)が生成する分 解経路で「^CB/C*」で示す.
- 第3分解経路(route 3)は分子鎖末端の形状に関わら ず,切断位置から分子鎖末端までの間に一つ以上の ブチレン基(④)を持っているときに、ブチレン基 (④)とエステル基(▽)の間の結合を切断する分解経 路で「*A/C*」で示す.
- 4. 第4分解経路(route 4)は分子鎖末端がベンゼン環
 (◎)であるときに,安息香酸(▽-◎)を生成する分 解経路で「^BC/A*」で示す.
- 5. 第5分解経路(route 5)は分子鎖末端の形状に関わらず、分子鎖末端からみて、一つ以上のブチレン基(④)を挟んでいるときのベンゼン環(◎)とエステル基(▽)の間の結合が切断される分解経路で記号「*B/C*」で示す。
- 第6分解経路(route 6)はブチレン基(④)が分子鎖末 端であるとき,その末端のブチレン基(④)が脱離す る分解経路で記号「^A/C*」で示す.

以上に挙げた6種類の分解経路に対応する分解確率 の最適値を実験の生成物比を参考として求め、その分 解確率による確率計算により、PBTの熱分解過程のシ ミュレーションを行った.但し、有機合成などからの 知見から次の制限条件を付した.

- 1. 図8に示す構造物が生成する分解反応は起こら ない.
- 2. 分子鎖末端が-OCOHの生成物が存在しないこ とから,分子鎖末端は-OCOHになり得ないと 考えられる.分子鎖末端が-OCOHとなる分解 が起こった場合,-OCOHから CO_2 が脱離し, 分子鎖末端は $-C_4H_7$ となる.
- 3. 単環体は生成次第揮発し、それ以上の分解反応 を受けない.

以上の準備を行った後,各生成物の具体的な分解ルートの整理を行う.生成物の分解経路について,A1及び B1構造を代表例としてモデル化された分解生成経路を 図9に示す.

モデル化された分解経路において、A1構造とB1構 造を例にとると(図9)、A1構造は、第4分解経路(R4, 記号は $^{BC/A*}$)、つまり、分子鎖末端がベンゼン環 (©)であるときに安息香酸(∇ -©)を生成する経路を通 過する場合か、もしくは、第2分解経路(R2,記号: $^{CB/}$ C*)、分子鎖末端がエステル基(∇)であるときに安息香 酸(▽-◎)を生成する分解パターン,を通過することに より生成する.また,B1構造は,第3分解経路(R3,記 号:*A/C*,分子鎖末端の形状に関わらず,分子鎖末 端からみて,一つ以上のブチレン基を挟んでいるとき のブチレン基(④)とエステル基(▽)の間の結合が切断 される分解パターン),もしくは,第5分解経路(R5,記 号:*B/C*分子鎖末端の形状に関わらず,分子鎖末端 からみて,一つ以上のブチレン基(④)を挟んでいると きのベンゼン環(◎)とエステル基(▽)の間の結合が切 断される分解パターン)を通過する場合に生成する.残 りの構造についてもそれぞれモデル化された分解経路 をもつ.

経路が重複する場合があるが、これは切断後のモ リックマウスの連結した数が十分に長く、揮発状態に ないため、まだ、それから先に切断する場合もあるか らである.最終的には、揮発していない残渣物以外は、 これらの構造物になることになる.

3.4 計算手順

モリックマウス法によってモデリングされたPBTの 高分子鎖の熱分解過程を計算するための手順を図10 に示す.

対象高分子をモデル化したモリックマウス同士をつ なぐ分子鎖において,何らかの反応が起こり,つなぎ 変え(転位),切断(分解),再結合などが起こるものと する.そのときの反応が起こるとする分子鎖は,左右 のモリックマウスの種類や反応の種類に応じてある確 率変数を持つものとする.今回のPBTのモデリングで は,分子鎖を切断する分解反応のみが発生するものと した.その場合に分子鎖周囲のパターンに応じた分解 確率のある組合せで計算が進行していく.まず,始め に分解確率を設定し,設定された数のモリックマウス が一列に繋がった状態で存在するものとして,分子鎖 の状態などの変数の初期化を行う.その後,分解過程 の模擬するシミュレーションが1ステップ毎に一度, 分子鎖を乱数により選択し,選択された分子鎖の反応



🗵 9 Direct scission routes to A1 (left) and B1 (right) product



図 10 Flow chart of the Molic-Mouse simulation

かどうかを判定する.分解すると判定された場合は, その分子鎖の状態を示す変数の値が変化する.1ス テップの分解計算が終了すると,一連のモリックマウ スがどのようなパターンで繋がっているかを調査し, 分解生成物の種類やその数をカウントする.その後, 全体の「残渣」状態と判定されたモリックマウスの比 率により計算の終了判定を行う.一つの確率変数の組 合せでの計算が終了すると,次に,その計算で発生し た分解生成物とその生成比を計算し,この値と実験値 との誤差を求める.誤差が十分に小さくない場合は, 確率変数の値を変更して,モリックマウスの状態を初 期化し,次の熱分解計算を行う.こうして誤差が小さ くなる確率変数の値となると全体の計算が終了する.

4. 結果および考察

4.1 計算条件

これまで述べたような手順によりPBTの高分子鎖が 熱分解する現象のモデル化を行い,その分解ルートを 決定し,制限条件などが設定される.具体的な計算条 件を表5に示す.

想定した PBT の分子量は 22000 とし,シミュレー

平成15年6月

表 5 Parameters for the simulation

Assumed Molecular Weight	22000
Degree of Polymerization	100
Num. Polymer Chains	10
Total Initial Models	4000
Num. Residue Models	200

表 6 Comparison of generating rates of PBT degradation products

Sy	mbol	Mw	Structure	Experiment (%)	Simulation (%)
	A1	122	О-соон	24.74	26.17
Monomer	B1	176	<соос₄н,	6.38	7.89
	Cl	220	ноос-О-соос4н2	46.60	46.11
	D1	274	с4н700с	17.10	18.00
ner	B2	398	C4H900C-()-C00C4H8C00-()	4.19	1.87
ä	C2	297	()-cooc4H*coo-()	0.98	0.00

表7 Each reaction rate for the degradation route of PBT

No.	Route	Model structure and scission point	Product (%)
1	^C/B*	$\underset{0}{\overset{0}{\overset{0}{\overset{0}{\overset{0}{\overset{0}{\overset{0}{\overset{0}{$	24.43
2	^CB/C*	$ \begin{array}{c} 110 \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} \\ \end{array} \\ \begin{array}{c} - & & \\ 0 \\ \end{array} $ \\ \end{array} \\ \end{array} \\ \end{array}	0.00
3	*A/C*	$\cdots \cdots c_{4} \mu_{4} = 0 - c_{4} $	50.86
4	^BC/A*	$ \bigcirc - \underset{i}{\overset{CO}{}} - \underset{i}{\overset{CO}{}} - \underset{i}{\overset{O}{}} - \underset{i}{\overset{OO}{}} - \underset{i}{\overset{OO}{\overset{OO}{}}} - \underset{i}{\overset{OO}{\overset{OO}{}} - \underset{i}{\overset{OO}{\overset{OO}{}}} - \underset{i}{\overset{OO}{\overset{OO}{}} - \underset{i}{\overset{OO}{O$	18.10
5	*B/C*	$\cdots \cdots \cdots \overset{C_d}{\underset{0}{}} \overset{I_1}{\underset{0}{}} \overset{C_1}{\underset{0}{}} \overset{C_1}{\underset{0}{}} \overset{C_2}{\underset{0}{}} \overset{C_1}{\underset{0}{}} \overset{C_1}{\underset{0}{}} \overset{C_2}{\underset{0}{}} \overset{C_1}{\underset{0}{}} \overset{C_2}{\underset{0}{}} \overset{C_2}{\underset{0}{\overset{C_2}{}} \overset{C_2}{\underset{0}{\overset{C_2}{}} \overset{C_2}{\underset{0}{\overset{C_2}{\overset{C_{C}}{\overset{C_2}{\overset{C_{C}}{\overset{C}}{\overset{C}}{\overset{C_{C}}{C$	0.72
6	^A/C*	$c_{4}\mu_{1} = 0 - c_{2} - \bigcup_{i=0}^{n} - c_{i}\sigma_{i}\sigma_{i} - \sigma_{i}\sigma_{i}\sigma_{i} - \sigma_{i}\sigma_{i}\sigma_{i}\sigma_{i}\sigma_{i}\sigma_{i}\sigma_{i}\sigma_{i}$	5.89

ション上の重合度を100とした.PBTの基本構造の分子量は220であり、この基本構造が100連結した状態 で分子量22000となる.さらに、計算結果にばらつき が現れないよう分子鎖を10に設定し、10回の計算の平 均をとった場合と同義の生成比とした.これにより、 計算機上固有の乱数の発生に起因する問題を最小限に 抑えることができると考えられる.

4.2 シミュレーション結果

----- 49 ------

シミュレーションから得られた分解生成物の生成比 の比較を**表6**に示す.

実験値とシミュレーション値は良好な一致が得られた.次に表6が得られた際の分解反応のそれぞれの切断点の相対的分解確率を表7に示す.分解経路は表4で示した分解パターンに対応したものである.

表7からは、PBTの熱分解過程において、比較的② (^CB/C*)及び③(*B/C*)に対応する分解反応が生起し にくいことがわかる.一方、PBTの熱分解における主

NII-Electronic Library Service

反応はブチレン基とエステル基間のエステル結合の切 断であることがわかる(表中③,④,⑥).ベンゼン環とエ ステル基間の結合は,主に脱炭酸反応によって切断さ れ,それ以外の反応は⑤に示すような反応の0.72%の みであることから,分子鎖末端である場合(表中①)を 除いてベンゼン環-エステル基間の結合は安定である と考えられる.さらに,計算結果から各分解生成物の 生成ルートを解析した結果を図11から図16に示す.

分解生成物A1への分解経路は図11に示される.A1 の生成は主に末端からの分解によって生じ,主鎖から の分解が最も比率が高いが,A1の生成のうち半分以上 が比較的大きな分子量の生成物からの再分解によって 生じていることがわかる.A1の生成比(約25%)が比較 的大きいのは,特に分解生成物中で最も生成量の多い C1(約47%)が生成する場合,A1も同時に生成するこ とが主な要因と考えられる.

図12はB1への分解経路とその各通過比を示したものである.B1においてもB2からの分解が主であり、これもまた再分解によって生成しているものと考えられる.しかし、B1の生成量が5%程度の生成量で少量であること、B2からの分解においてB1の生成と同時にC1が生成していること、以上の2点から、B1の生成は生成量の多いC1が生成することによる副産物として

生じていると考えられる.

C1においてもB1と同様,主に比較的大きな分子量 の生成物からの再分解によって分解が進行すると考え られる(図13).主鎖からの分解(図の下側の2つの経 路)はおよそ40%であるのに対して再分解によるC1の 生成(図の上側の2つの経路)は60%程度生じている. これらの4つの経路を別々に比較してみると,約47.3% の生成割合を占める分解経路では分解によりC1が2つ 生成するため,B2からの分解経路以外の割合は3つと もほぼ同程度となっていることがわかる.また,B2か らの分解経路の通過比が他のものと比較して若干少量 であるのは,この経路の元となるB2の生成が「ベンゼ ン環-エステル基」間の切断が必要であり,この結合 が「エステル基-ブチレン基」間の結合に比べ安定で あることによると推測される.

D1に関してはB2からの再分解と主鎖からの分解が ほぼ同程度の生成割合になっているが、これはD1が生 成するために必要な「エステル基-ブチレン基」間の 分解が起こりやすいためと考えられる(図14).

B2への通過比として最も割合が高いのは,末端のカ ルボキシル基が脱炭酸反応によって分解する経路であ る.しかし,B2の生成量が少量であることから,「ベ ンゼン環-カルボキシル基」間の結合が安定であるこ



☑ 11 Degradation routes and corresponding scission probabilities for A1 product



☑ 12 Degradation routes and corresponding scission probabilities for B1 product



I3 Degradation routes and corresponding scission probabilities for C1 product



☑ 14 Degradation routes and corresponding scission probabilities for D1 product

- 50 -----

とが推測される(図15).

C2は実験では僅か1%未満の検出が測定されている が,計算結果からは発生が認められなかった.C2の構 造が生成するためには,安定な結合である「ベンゼン 環-エステル基」間の切断がC2の前後で2回は必要で あり,そのために今回のシミュレーションでは生成が 起き難かったものと考えられる.計算上発生しなかっ たため,この100%という数値は,計算の結果の整理 上の値である.実際にはC2は発生していない計算結果 となった(図16).

上記に示したPBTの分解生成物の定量的な生成ルー トは、高分子の熱分解研究を進める際に重要な示唆を 与えることができると考えられる.実験においては、 様々な分解反応が並行して生じるため、このように定 量的にルートを導出する事は困難であるが、シミュ レーションではその途中過程を詳細に追うことができ、 比較的容易にルートを推定することが可能である.こ のモリックマウスでモデル化されたPBTの高分子鎖の 数値的な分解の様子を図17に示した.図17中の二重 丸はベンゼン環、それに続いてエステル基、ブチレン 基と続き、それぞれのモデルの間を分子鎖に相当する "一"で表現している.モデル化された高分子鎖の一部 を数値的な分解のステップで0から16000ステップま で段階的に可視化を行った.



☑ 15 Degradation routes and corresponding scission probabilities for B2 product



☑ 16 Degradation route and corresponding scission probability for C2 product

平成15年6月

図17では中央線より下に表示されるモデルが,高分 子状態にある分子を示している.中央線より上には分 解生成物として生成した状態のものを示しており,ブ タジエン,AI,BI,CI,DI,B2,C2が生成されてい ることがわかる.数値的に設定したプログラムが設計 どおりに動作していることも確認することができる.

5. 考察

前節までに整理を進めてきたように,高分子の熱分 解というテーマを取り上げ,それを確率現象の一つと とらえてモデル化し,コンピューターシミュレーショ ンを行うことによって,高分子の化学構造の変化を定 量的にとらえることができた.従来の計算化学の手法 である分子軌道法や密度汎関数法,分子力学法,分子動 力学法による方法では,高分子のような多数の原子分 子を扱うことは困難であり,現在も研究が進められて



☑ 17 Visualization of thermal degradation process of a modeled PBT chain

- 51 -

いるが,高分子の熱分解現象に適用し,その具体的な分 解経路などを解析することなどには十分ではない²⁰²¹⁾. 表6の結果は,モリックマウス法の基本的な手続き, PBTの熱分解モデル,切断点に関する計算仮定などの 諸過程に大きな問題点がないことを示していると言え るだろう.従って表7に示した高分子鎖の切断点や分 解経路についての情報も適切であると考えられる.

高分子化学の視点から見ると,表6は実験値とシ ミュレーション値の比較であるが、これが一致してい ることはシミュレーションの研究としては意義がある が,実験的にはほとんど意味をなさない.なぜならば, すでにこの結果は実験的に得られているものであり, 注意深く実験を行えばその過程で得られる分解生成物 の組成は正しいと考えられるからである。一方、シ ミュレーションにより得られた表7,図11から図16に 示した切断確率や切断経路の通過比は実験的に得られ るものではなく、貴重である.実験では結果として分 解生成物を測定することはできる.しかしながら,高 分子の熱分解実験では熱分解途中の高分子の化学構造 の分析はきわめて困難で,通常の実験設備では実質的 に不可能と言っても良い. その結果, 熱分解の状態を 知るためには揮発した熱分解物質を同定してその結果 から推定せざるを得ない. つまり表6に示した情報は 得られるものの, それはある特定の条件下での結果で あり、普遍性を持たない、本来は表7などのような切 断箇所などの情報を得て,その温度変化などから活性 化エネルギーなど速度定数を求めていく必要があるか らである.

また,図17のような分解途上の高分子の状態を何ら かの方法で可視化してみるのも,実験的には困難をと もなう.特に高分子化学的には図17におけるステップ 数4000(上から2枚目)のような分解初期において,図 で示すような低分子化合物が多く存在することは想定 されておらず,その点でも化学構造を直接示しうるシ ミュレーションの貢献がみられる.今後,実際の分子 に対する ΔT と数値的な分解ループのステップ数との 相関などをシミュレーションに組み込みむなどの応用 の検討余地があると考えられる.

本報告は高分子化学に視点を置いた報告ではないの で,PBTの熱分解に関してモリックマウス法によるコ ンピューターシミュレーションで得られた高分子化学 としての学問的に得られた結果についての詳述は避け るが,多くの新しい知見が得られた.このようにモ リックマウス法は比較的簡単な手法で実験的に膨大な データの得られる高分子の熱分解において有効な手段 になりうることを示すことができた.特にこれまでの 高分子の熱分析においてのコンピューターの応用は, 直接的に得られるデータの積分計算や既知のライブラ リーとの照合をするなど限定的な使用方法であったが, 本研究によって従来有機化学や高分子化学を専門とす る技術者が実験データの解析を行う際に考えることの 一部を数値的に処理しうることを示すことができた. 今後PBT以外の高分子の熱分解に対してその有効性が 示されれば,より一般的なコンピューターシミュレー ションの方法として使用されることが期待される.

最後に,本方法についての若干の問題点を指摘した い.本方法はすでに示したように対象とする高分子構 造のモデル化を行い、熱分解経路を想定し、シミュ レーションを実施する方法であり、そのシミュレー ション手法は比較的簡素である.そして,これまでの 知見や有機合成などの学術上の知識,あるいは直接的 に実験で得られるデータからの情報に基づいて、分解 モデルの修正や禁止事項を設けることによって柔軟に 実験結果に対応することができる.このことは実験の 解析を行う上できわめて有効であるが,一方では実験 と計算結果の誤差を可能な限り小さくするという点で, あらゆる可能性の中の一つを示すにとどまる可能性が あるとともに、 仮定した分解経路が真の分解経路とは 異なる可能性もある. すなわち, 本研究で得られる結 果は実験解析の内の一つであり, 必ずしもそれ以外の 結果を排除するものではないからである.

このような問題点は実験そのものにも,実験計画に も含まれているもので,シミュレーション特有の問題 点ではないが,それでも今後の方法の研究に留意する 必要のあるポイントであることには代わりはない.

謝辞

本研究を進めるにあたり新エネルギー・産業技術総 合開発機構(NEDO)の研究資金及び研究フェロー事業 (契約番号 9001940)などの御協力を得,また高山茂樹 先生はじめ多くの方々の貴重なアドバイスをいただい たことに対してここに心から感謝申上げる次第である.

参考文献

- 1) 大谷肇: 高分子, 高分子学会, 46-6, 394 (1997)
- 2) 武田邦彦,根本哲也,左右田智宏:高分子材料の難燃化と 環境,プラスチックス,50-7,46/53 (1999)
- 3) E. Ranzi, M. Dente, T. Faravalli, G. Bozzano, S. Fabini, R. Nava, V. Cozzani, L. Tognotti: Kinetic modeling of polyethylene and polypropylene thermal degradation, Journal of Analytical and Applied Pyrolysis, 40-41, 305/319 (1997)
- C. D. Doyle: Kinetic Analysis of Thermogravimetric Data, J. Appleid Polymer Science, 5-15, 285/292 (1961)

____ 52 ____

- 5) M. Doi, S. F. Edwards: The theory of polymer dynamics, Oxford univ. press (1976)
- Bicerano, J. ed.: Computational modeling of polymers, Marcel Dekker, Inc., New York (1992)
- 7) 松岡孝明: 高分子論文集, 48-3, 137/145 (1991)
- 近藤博昭,木下雅夫,土屋敏明,武田邦彦: ランダム開裂 を仮定した数値計算による熱分解過程の研究,高分子論文 集,54-6,365/374 (1997)
- 9) C. D. Doyle: Kinetic Analysis of Thermogravimetric Data, J. Appl. Polym. Sci., 5, 285/292 (1961)
- 10) C. D. Doyle: Nature, p.207, 290 (1965)
- D. M. Price, D. J. Hourston, and F. Dumont: Thermogravimetry of Polymers, Encyclopedia of Analytical Chemistry, R.A. Meyers (Ed.), 8094/8105, Ö John Wiley & Sons Ltd, Chichester (2000)
- R. M. Lum: Thermal Deconposition of Poly (butylene Terephthalate), J. Polymer Science, 17, 203/213 (1979)
- 13) 高松勤: プラスチック概論(25), JETI, 46-3, 211/217 (1998)

- 14) Y. Sugiura, S. Tsuge: J. Chromatographic Science, 17-5, 269/ 272 (1979)
- R. E. Adams: J. Polymer Science : Polymer Chemistry Ed., 20, 119/129 (1982)
- 16) D. N. Bikiaris, G. P. Karayannidis: Effect of carboxylic end groups on thermooxidative stability of PET and PBT, Polymer Degradation and Stability, 63-2, 213/218 (1999)
- 17) Y. Sugiura, S. Tsuge: J. Chromatographic Science, 17-5, 269/272 (1979)
- 18) 神戸博太郎,柴崎芳夫:ガスクロマトグラフによる高分子 物質の熱分解生成物に関する研究,高分子化学,20-222, 641/644 (1963)
- 19) 柘植新,大谷肇:高分子の熱分解ガスクロマトグラフィー 基礎およびデータ集,312/313,テクノシステム (1989)
- 20) 林亮子, 堀口進: 直鎖高分子の並列分子動力学法シミュ レーション, 情報処理学会論文誌, **39**-6, 1775/1781 (1998)
- 21) 山本智:分子動力学計算の高分子への応用,豊田中央研究 所R&D レビュー, 29-1, 19/28 (1994)