# 高分子水溶液の静電微粒化特性\*1

山口 学\*2, 近野義人\*3, 片山 俊\*4

## CHARACTERISTICS OF ELECTROSTATIC DISPERSION OF AQUEOUS POLYMERIC SOLUTIONS

## Manabu YAMAGUCHI, Yoshito CHIKANO and Takashi KATAYAMA

Characteristics of electrostatic monodispersion were investigated experimentally for aqueous carboxymethyl cellulose and aqueous polyacrylate solutions in the air. The solutions behaved non-Newtonian pseudo-plastic liquid. The electric field was formed a metal nozzle applying positive DC voltage and an grounded copper plate. Mono-dispersed droplets of the liquids were formed in the range of the flow rate of dispersed phase prior to formation of a liquid jet. It was shown that the size of monodispersed droplets depended significantly on applied voltage and intrinsic properties of the polymeric solutions. Empirical correlations for charged uniformly-sized droplets produced in the electric field were proposed for each solution used.

### Key Words : Aqueous Polymeric Solution Electrostatic Atomization, Non-Newtonian Liquid, Uniformly Sized Droplet

#### 緒 言

液体の微粒化操作は噴霧乾燥,製薬,塗装,液体燃料の燃焼,原子炉緊急冷却等多くの分野で利用されている.最近では,高粘性液体や COM (Coal Oil Mixture), CWM (Coal Water Mixture)燃料をはじめとする非ニュートン液体の効果的な均一微粒化操作の確立が要望されている.微 粒化の目的は分散液の体積基準比表面積の 増加と均一粒径の液滴を得ることである.

非ニュートン液体の微粒化特性は溶液の 種類に加えて微粒化方法により異なる.し かしながら研究の多くは単一ノズルから生 成される液柱の安定性や液柱からの液滴生 成に関するものである<sup>(1)~(6)</sup>.微粒化特性と しては振動ノズル<sup>(10)</sup>, 圧力噴霧<sup>(8)(12)</sup>あるい は回転円盤<sup>(7)</sup>からの液滴生成がある.このよ うに液体の微粒化方法は,圧力,回転,気 液二流体,振動,電気エネルギー等液体に 供給されるエネルギー形態によって分類さ れるが,いずれの方法にしても,供給した

<sup>\*1 1995</sup>年5月31日原稿受付

<sup>\*2</sup> 大阪大学基礎工学部化学工学科

<sup>\*3</sup> 三洋電機株式会社

 <sup>\*4</sup> 大阪大学名誉教授
 ⑦560 豊中市待兼山町1-1
 TEL 06-850-6267 FAX 06-850-6265

エネルギーによって生じる液柱や液体膜の 不安定運動を液体の分裂に利用するもので ある.

静電微粒化法は均一な微粒滴を得るのに すぐれた方法として実用化されている分野 もあるが,非ニュートン液体を対象とした 研究例は少なく,その微粒化特性も明かで ない.本研究は非ニュートン液体の静電微 粒化の基礎研究としてポリアクリル酸ナト リウムをはじめとする平均分子量7500~650 万の水溶性高分子液を対象に,微粒化滴径 におよぼす印加電圧,供給液流量,液体の 物性の影響およびそれらの微粒化特性を実 験的に調べたものである.

#### 1. 実験装置および実験方法

実験に使用した装置の概略を Fig. 1 に示 す. その主要部は金属ノズル①と接地した 円形銅平板②で,ノズルを直流高電圧発生 装置⑥ (Spellman ~15kV)の正極に接続 し、銅平板に対して垂直に設置している. 金属ノズル ( $D_i = 0.5 \text{ mm}, D_n = 0.804 \text{ mm}$ ) の先端はノズル軸に対して垂直になるよう に顕微鏡を見ながら仕上げた. 接地銅平板 は直径140mmで, その中央に直径10mmの孔 があけてあり、生成液滴はその孔を通過し て系外に排出される. ノズルと接地銅平板 間の距離はノズルを垂直に移動して任意の 位置に変えられる. ノズルへの分散相の供 給は分散相に不溶解な電気絶縁性液体12(シ リコーン油: Shin-etsu KF 96)を用いて微 量定流量ポンプ⑨(Gilson minipuls 2)で 分散相液を押し出す方式で行った. これは 分散相の電気伝導度が大きいため、ノズル に高電圧を印加するので液供給系が高電位



1 : Nozzle, 2 : Copper plate, 3 : Faraday cage, 4 : Electrometer, 5 : Stroboscope, 6 : High voltage generator, 7 : Dispersed phase reservoir, 8 : Air damper, 9 : Peristaltic pump, 10 : Burette, 11 : 3 -way cock, 12 : Silicone oil reservoir, 13 : Burette, 14 : Silica gel, 15 : Constant temperature box

#### Fig.1 Experimental apparatus

になるのを防ぐためである.また,ポンプ の脈動が微粒化におよぼす影響を防ぐため に流路の途中に脈動緩衝器⑧(空気ダンパー) を設けた.分散相流量は以下の方法で決定 した.分散相流量が低流量の場合はビュー レット⑩(0.5 ml)内の,あるいは高流量 の場合はビューレット⑬(5 ml)内の所定 の液量を消費する時間より決定した.微粒 化滴の生成頻度はストロボスコープ⑤

(Sugawara PS-240)の発光周期との同期 を調べ、同期した場合は発光周波数を液滴 生成周波数とした.このような場合は均一 粒径の液滴生成領域に対応し、その液滴径 は分散相流量とストロボ発光周波数より球 相当径換算で算出した.単位質量当たりの 電荷量(比電荷)は以下のようにして求め た.接地電極板の中央孔の直下にファラデー・ ケージ③(Takeda Riken TR-8031)を置 き、中央孔を通過した液滴をケージに捕集 した.液滴の電荷量はケージに接続したエ レクトロメータ④(Takeda Riken TR-8651)により電流量として求め、それを質 量で除し、比電荷として求めた.実験は装 置全体を $25\pm1$  ℃に温調した空気恒温室内 ⑮で行った.

実験に使用した試料溶液の物性値は以下 の方法で求めた.溶液密度は浮子式密度計 で,表面張力は滴重法で,溶液の電気伝導 度は伝導度計(M&SInstrumentsInc. CD 35 MII)で測定した.溶液粘度はE型 回転粘度計(ELD,EMD:Tokyo Keiki) により求めた.せん断速度とそれに対応す るせん断応力を求め,次式のOstwald-de Waele Model に従い,擬塑性粘度(η<sub>d</sub>\*) と擬塑性指数(n)を求めた.

$$\tau = \eta_{d}^{*} \left| \frac{\mathrm{d}u}{\mathrm{d}r} \right|^{n-1} \frac{\mathrm{d}u}{\mathrm{d}r} \tag{1}$$

それらの結果を Table 1 に示す.

#### 2. 実験結果と考察

#### 2.1 静電微粒化特性

本実験で試みた高分子水溶液の多くは, ある印加電圧までは単一滴生成が可能であっ たが,ある印加電圧以上では滴生成は困難 かあるいは均一粒径の微粒化滴生成領域は 得られなかった.その主たる原因はノズル 先端の懸垂滴が印加電圧の昇圧と共に細い 液糸となり液滴を形成しないことである. それは液糸に作用する電気せん断力より粘 性力が勝っているためで,高分子水溶液の 静電微粒化特性の一つであると思われる. そこで本実験装置で微粒化が可能であった Sodium Carboxymethyl Cellulose 水溶液

 (平均分子量=10万~11万,以後,CMC 水 溶液と称す)と Sodium Polyacrylate 水溶 液(平均分子量=25万~70万,以後,PA 水 溶液と称す)について、それらの物性と操

liquid	$\rho_{\rm d}$	σ	$\kappa$ <sub>d</sub>	$\eta_{\rm d}*$	n
	$[kg/m^3]$	[mN/m]	[S/m]	[mPa•s <sup>n</sup> ]	[-]
0.5 wt% aq. CMC sol.	1002	68.2	0.0837	0.0217	0.947
1.0 wt% aq. CMC sol.	1004	69.8	0.164	0.0823	0.898
1.2 wt% aq. CMC sol.	1005	69.5	0.196	0.144	0.862
1.3 wt% aq. CMC sol.	1005	70.3	0.210	0.181	0.855
1.4 wt% aq. CMC sol.	1006	70.8	0.213	0.212	0.848
1.5 wt% aq. CMC sol.	1006	72.6	0.207	0.303	0.821
1.0 wt% aq. PA sol.	1001	69.2	0.0487	0.0257	0.835
1.5 wt% aq. PA sol.	1001	68.2	0.0704	0.0351	0.829
2.0 wt% aq. PA sol.	1003	67.9	0.0911	0.0424	0.830
3.0 wt% aq. PA sol.	1003	68.1	0.138	0.0564	0.832
4.0 wt% aq. PA sol.	1004	69.6	0.180	0.0701	0.834

Table 1 Physical properties of liquids used at 25°C



### Fig.2 Schematic diagram of electrostatic liquid dispersion

作条件が微粒化特性および生成液滴径にお よぼす効果を調べた. 直流電圧を印加した ノズル先端の液体メニスカスから生成され る液滴径(d<sub>e</sub>)と印加電圧(E<sub>p</sub>)との関係 を懸垂滴形状も含めて模式的に Fig. 2 に示 した.実験は液柱が形成されない分散相流 量範囲で行った. 電圧を印加しない状態で は大きな液滴が生成された、電圧を印加し、 電圧の昇圧と共に液滴径は減少した。 滴下 している液滴の列にストロボ発光を照射し, 発光周期と液滴生成周期が同期すると、液 滴列の静止像が得られた(領域(1)). さら に Epを昇圧すると、ある電圧で液滴生成の 頻度が急激に増加し,液滴径は急激に減少 し、微粒滴が得られた.この領域の微粒滴 径は不均一でストロボとの同期は得られな かった(領域(1)).この現象はニュートン 液体では見られないもので(13), その理由は よくわからないが、以下のことが原因では、 ないかと考えられる. 領域(1)では, 懸垂 滴に作用する重力, 電気力, 表面張力の釣 り合いにより液滴が生成されるのに対して、

領域(1')では電気力の増加が表面張力を上 回り,懸垂滴を引き伸ばそうとして液糸生 成が始まる.しかし液糸を持続するほど粘 性力は大きくなく,液糸が分裂して,主滴 とそれに続く余滴が生成される.この液糸 の分裂は不規則であり,不均一な液滴が生 成されるものと思われる(不均一微粒滴生 成領域(1')).さらに Epを昇圧すると領域 (1')とは異なる微粒滴生成の領域がえられ た.この領域では,領域(1)と同様,スト ロボ発光周波数(f<sub>s</sub>)と液滴生成周波数

(f<sub>d</sub>)が同期して微粒滴列の静止像が得ら れた. この液滴はノズルと同軸上に滴列を 形成する均一粒径であった(均一微粒滴生 成領域(2)). ノズル先端の液体メニスカス をマイクロスコープを用いて観察すると, 図に示すように円錐体形状の場合と、3次 の振動モードで運動している半楕円体形状 の場合であった.領域(2)のEpの上限値を 越えた印加電圧では生成された微粒滴が落 下する過程で、複数滴に分裂する領域(2) が観察された.この複数滴はストロボ発光 と同期して観察でき,その粒径を実測する とほぼ均一径であった. この複数均一微粒 滴生成領域(2)もニュートン液体では見ら れないもので(13),次の不均一微粒滴生成領 域(3)の遷移過程であると思われる。領域 (3)では円錐体形状の懸垂滴はノズルを中心 軸として回転運動をしながら、その先端か ら放射状に微粒滴を生成した. ストロボ発 光との同期はえられなかった。

#### 2.2 生成液滴径

不均一および均一微粒滴生成領域を f<sub>s</sub>と f<sub>a</sub>との同期により判定したが,確認のために 各領域(1'),(2),(2')の生成微粒滴を捕



Fig.3 Size distribution of polymeric solution droplets

集して滴径を実測し、 滴径と印加電圧の対 応関係を調べた、シリコーンオイルを薄相 状にいれたシャーレを接地銅平板中央孔の 直下に置き, 孔を通過した微粒滴がシャー レ中で累積しないようにシャーレを適当に 移動させて、微粒滴を捕集した. 顕微鏡を 用いてそれらを写真撮影し,100滴程度につ いて滴径を計測した.その結果の1例をFig. 3に示した. 図中(a), (b)は1.0 wt%CMC 水溶液の生成滴径(d)と滴個数百分率(F) の結果で、Ep=6.10kVの場合は領域(1')に 対応するもので, 滴径分布が広がっている のに対して、 Ep=7.34kVの場合は d = 660 μm 付近に集中しており,ほぼ均一滴径と 見なせる. このときの f<sub>s</sub>は87 Hzであり,分 散相流量 ( $Q_n$ ) と  $f_s$ より計算される滴径  $(d_e = (6 Q_n / \pi f_s)^{1/3}) は d_e = 658 \mu m で両$ 者の一致は良好であった.この結果より,

 $f_d \ge f_s$ が同期する領域を均一微粒化生成の領 域(2)とし,以後の $d_e$ は $f_s \ge Q_n$ を用いて決 定した.なお、CMC 水溶液では領域(2) は観察されなかった.一方、PA 水溶液で は領域(1),(2)に加えて領域(2)が観察 された.Fig.3(c)は1.5wt%PA 水溶液の 領域(2)のdとFの結果である.Fはほぼ  $d = 500 \mu m$  に集中しているのがわかる.こ の現象は帯電液滴が降下している過程で分 裂するものである.原因はよくわからない が、液滴の表面電荷が過剰に帯電して表面 が不安定になり安定なエネルギー状態の粒 径に分裂するものと思われる.分裂する前 の液滴径や分裂個数も不明であるが得られ る粒径の均一性は良好であった.

 3 均一微粒滴生成におよぼす操作因 子の影響

上述したように均一微粒滴生成領域(2)の



Fig. 4 Relation between frequency of droplet formation for aq. PA solution and applied voltage

液滴径は  $f_s^{-1/3}$ に比例するので,以後, $f_s$ を $f_d$ で表し, $f_d$ 特性について考察する.結 果の1例として PA 水溶液の  $f_d$ と  $E_p$ の関係 を溶液濃度と分散相供給流速( $U_n$ )をパラ メータにして Fig. 4 に示した.いずれの場 合も  $E_p$ の増加と共に  $f_d$ は増加しており,こ れは  $d_e$ が減少していることを意味している. PA 濃度の増加と共に,また, $U_n$ の増加と 共に  $f_d$ は減少している.前者は溶液粘度の 増加となり,後者は懸垂滴に流入する溶液 量の増加に寄与する.溶液の相違による  $f_{d}$ -特 性を調べたのが Fig. 5 である.図中の結果



Fig. 5 Relation between frequency of droplet formation for aq. CMC and aq. PA solutions and applied voltage

は  $U_n$ がほぼ一定であるから,  $f_d$ におよぼす 各溶液の物性の影響が映されたものである. 各溶液についてみると濃度の増加と共に  $f_d$ が減少しているのは粘性効果である.溶液 の相違についてみると1.0 wt%CMC 水溶液 ( $\Delta$ ) と4.0 wt%PA 水溶液( $\blacklozenge$ ) で n,  $\eta_d$ \* はほぼ同程度である.しかるに  $f_d$ で大きな 差異がみられる.この原因については現在 のところ明かでないが,後述するように, 例えば Barus 効果<sup>(12)</sup>のような高分子溶液特

2.4 懸垂滴近傍の電場強度

懸垂滴近傍の電場強度の定義は静電微粒 化機構を考察する際に重要である.ノズル 先端で成長しつつある液滴の周りの電場は 液滴の成長(電荷蓄積)と離脱(電荷放出)

有の性質によるものではないかと思われる.



Fig. 6 Relation between applied voltage and electrode gap for uniform mono-dispersion of 1.0 wt% aq. CMC solution droplets

を伴っているため周期的に変動している. そこで液滴生成直前の懸垂滴の代表的形状 を,その先端部での曲率半径が $D_n/2$ である 回転双曲面で近似し,さらに良導体(ノズ ル電位と等しい)であると仮定すると,懸 垂滴表面の平均電場強度( $E_0$ )は次式で与 えられる<sup>(11)</sup>.

$$E_{o} = \frac{4 E_{p}}{\{ D_{n} ln(8 L / D_{n}) \}}$$
(2)

Figure 6は1.0 wt%CMC 水溶液について,  $U_n = 13.6 \text{ mm/s}$ で同一の微粒化状態 ( $f_d =$ const.)を得るための  $E_p \ge / ズル \ge 接地銅$ 平板間距離 (L)の関係を調べたものであ る.結果より  $E_p \ge \ln(8L/D_n)$ は良好な比 例関係にあり, Eq.(2)が満足されている. この直線の傾きは  $E_0$ に関係するもので,微 粒化状態が一定の時,懸垂滴表面近傍の平 均的電場強度が  $Eq.(2) \circ E_p \ge \ln L \circ O$ 関係 で示されることがわかる. Figs. 4,5から わかるように、液物性や分散相流速が異な ると、同一の微粒化状態( $f_d$ )を得るのに 必要な  $E_p$ ,即ち、 $E_0$ は異なる. これは分散 相流速や液物性がノズル先端に懸垂滴の形 状に影響をおよぼすためである.

#### 2.6 液滴の比電荷

液滴の大きさとその帯電荷量との関係は 微粒化機構を知る情報として重要である. 孤立帯電液滴が変形運動の結果、分裂する 液滴の両者の関係を導出したRayleighの理 論(9)と、孤立帯電液滴がその表面電荷エネル ギーのためにN個の液滴に分裂するエネル ギー最小理論より両者の関係を導出した Vonnegut らの理論<sup>(14)</sup>がある. 結果は示し ていないが、液滴の比電荷を調べてみると 両液の結果は異なった傾向を示した。CMC 水溶液の比電荷は液滴径の小さい領域では Rayleigh と Vonnegut の理論値の間に存在 したが、 滴径の 増加(領域(1))と共に比 電荷は両理論値より大きく下方にずれた. 一方, PA 水溶液の比電荷は CMC 水溶液 とは逆に滴径の減少(領域(2))と共に下 方に大きくずれる傾向を示した. これらは 液滴の分裂や余滴生成のさいの放電に起因 しているのかも知れない.

#### 2.5 均一微粒滴生成領域の滴径相関

一般に静電微粒化は電圧印加のノズルに 懸垂した流動性電極(液滴)の電荷蓄積と その放出の電気現象と液滴表面形成の流動 現象が複雑に,かつ,相互に作用する現象 である.それゆえ生成液滴径におよぼす操 作因子,液物性の効果も含めた理論解析は 困難である.そこで微粒化滴径に影響する 諸因子について次元解析を行い,それらの 依存性について検討した.

$$d_{e} = \text{func.} (E_{0}, U_{n}, D_{n}, \rho_{d}, \eta_{d}^{*}, \sigma, \kappa_{d}, \varepsilon_{d})$$
(3)

π定理によると Eq.(3)は次の5つの無次 元量で表される.

$$\frac{\mathrm{d}_{\mathrm{e}}}{\mathrm{D}_{\mathrm{n}}} = \mathrm{func.} \left( \frac{\varepsilon_{\mathrm{o}} \mathrm{E}_{\mathrm{o}}^{2} \mathrm{D}_{\mathrm{n}}}{\sigma}, \frac{\rho_{\mathrm{d}} \mathrm{U}_{\mathrm{n}}^{2} \mathrm{D}_{\mathrm{n}}}{\sigma}, \frac{\eta_{\mathrm{d}}^{*} \mathrm{U}_{\mathrm{n}}}{\sigma}, \frac{\varepsilon_{\mathrm{d}} \varepsilon_{\mathrm{o}} \mathrm{U}_{\mathrm{n}}}{\kappa_{\mathrm{d}} \mathrm{D}_{\mathrm{n}}} \right)$$
(4)

上式右辺第1項は懸垂滴表面に作用する無 次元静電気応力( $E_s$ ),第2項はWe数,第 3項はCa数である.また,第4項は無次元 電気緩和時間( $T_r$ )である. $T_r$ はある電位 に保たれたノズルの懸垂滴が飽和帯電する に必要な時間と懸垂滴が液供給により液滴 として離脱するまでの滞留時間の比である. 高分子溶液の $\varepsilon_{d}\varepsilon_{0}/\kappa_{d}$ は $D_n/U_n$ に比べて 十分小さく,懸垂滴は完全導体とみなされ, 生成滴径におよぼす $T_r$ の影響は小さく無視 できた.Ca数はWe/Reで表すこともできる. Re数を擬塑性流体のRepで表すと次式となる.

$$Re_{p} = 8 \left[ \frac{n}{2(3n+1)} \right]^{n} \frac{D_{n}^{n} U_{n}^{2-n} \rho_{d}}{\eta_{d}^{*}}$$
(5)

以上の結果を用いて均一微粒滴生成領域(2) の液滴径の相関式を両液について求めたが, 両液を一つの相関式で表すことは出来なかっ た.そこでそれぞれの溶液の微粒液滴径の 実測値について各無次元数の指数を非線形 最小自乗法により決定し,次式の相関式を えた. CMC 水溶液:

$$\frac{d_{\rm e}}{D_{\rm n}} = 4.12 E_{\rm s}^{-0.20} W e^{0.30} R e_{\rm p}^{-0.19}$$
(6)

PA水溶液:

$$\frac{d_{\rm e}}{D_{\rm n}} = 7.00 E_{\rm s}^{-0.20} W e^{0.35} R e_{\rm p}^{-0.24}$$
(7)

両液の相関結果をFig.7に示す.Equations (6),(7)からわかるように液滴径におよぼす 操作因子のべき数はPA水溶液の方が幾分大 きいが,両者はほぼ同様な微粒化特性であ ることが推察される.しかしながら,両者 の定数部分では,PA水溶液の方がCMC 水溶液より約1.7倍程度大きい.これは操作 因子や見かけの物性値とは関係のない高分



Fig.7 Comparison of the experimental sizes of polymeric solution droplets with those predicted by empirical eqs. (6) and (7)

子特有の性質関係するものと思われる.マ イクロスコープを用いて液滴生成を観察す ると,PA水溶液ではノズル先端のメニスカ ス形状がノズル出口で少し膨らむ現象が観 察された.これは粘弾性の特徴であるBarus 効果<sup>(12)</sup>と仮定すると,法線応力によりメニ スカスが軸方向に収縮力を受け,それによ りメニスカス形状が膨らみ,生成される液 滴径が大きくなることも考えられる.この ように高分子溶液の微粒化操作にはBarus 効果をはじめとする高分子鎖長やからみ等 の高分子特有の性質を考慮した詳細な検討 が必要である.

## 3. 結 言

高分子溶液の静電微粒化は一般には困難 で,液糸を生成する溶液は特に困難であっ た.均一微粒滴生成領域が存在する溶液に ついてその微粒化特性を実験的に調べ,Fig. 2に示す微粒化様式を得た.静電微粒化が 可能な溶液の均一微粒滴生成におよぼす操 作因子の効果は類似であったが(Eqs.(6), (7)),均一微粒滴径の相関は操作因子だけで 統一的に論じることは困難であった.

### 使用記号

$D_i$	nozzle inner diameter	[m]	
D <sub>n</sub>	nozzle outer diameter	[m]	
d	droplet diameter	[m]	
d <sub>e</sub>	equivalent spherical dia	meter	
	of droplet	[m]	
$d_e/D_n$	dimensionless droplet diameter		
		[-]	

Ep	applied voltage	[V]			
$E_s$	dimensionless electro	static			
	stress, $\epsilon_0 E_0^2 D_n / \sigma$	[-]			
E <sub>0</sub>	electric field strength	defined			
	in Eq.(2)	[V/m]			
F	percent of droplet nu	mber to			
	total droplet number	[-]			
$f_d$	frequency of monodis	requency of monodispersed			
	droplet formation	[Hz]			
$f_s$	frequency of strobosc	frequency of stroboscope			
	flash	[Hz]			
L	electrode gap	[ m ]			
n	Rheological index	[-]			
$Q_n$	volumetric flow rate of				
	dispersed phase	[m³/s]			
Rep	Reynolds number def	Reynolds number defined in			
	Eq.(5)	[-]			
$U_n$	linear velocity of disp	linear velocity of dispersed			
	phase through nozzle	[m/s]			
v	droplet volume	[m³]			
We	Weber number, $\rho_{d} U_{n}^{2} D_{n} / \sigma$				
		[-]			
٤ <sub>d</sub>	dielectric constant of	liquid			
		[-]			
<sub>0</sub> ع	permittivity of vacuu	m			
		[F/m]			
$\eta_{\rm d}*$	Rheological viscosity	of liquid			
		[Pa·s]			
$\kappa_{ m d}$	electrical conductivity	of liquid			
		[S/m]			
ho <sub>d</sub>	density of liquid	$[kg/m^3]$			
σ	surface tension	[N/m]			
τ	shear stress	[Pa]			

### 文 献

- Goldin, M., et al., J. Fluid Mech., 38, (1969), 689.
- (2) Goldin, M., et al., Chem. Eng. J., 4, (1972), 8.
- (3) 河瀬,第6回液体の微粒化に関する講演 会講演論文,(1977),13.
- (4) Kiatamura, Y. and Takahashi, T., Can, J. Chem. Eng., 60, (1980), 732.
- (5) Kiatamura, Y., et al., Can. J. Chem. Eng., 63, (1985), 244.
- (6) Kroesser, F.W. and Middleman, S., AIChE J, 15, (1969), 383.
- (7) 松本,高島,第6回液体の微粒化に関

する講演会講演論文, (1976), 29.

- (8) Matta, J.H., et al., Chem. Eng. Commun., 19, (1983), 191.
- (9) Rayleigh, J.W.S., Phil. Mag., 14, (1882), 184.
- (10) 佐賀井, 他2名, Proc. 2 nd ICLASS., (1982), 37.
- (11) 静電気ハンドブック, (1983), 127.
- (12) 添田,他2名,日本機械学会講演論文 集,(1979),30.
- (13) 山口,他3名,化学工学論文集,21,(1995), 357.
- (14) Vonnegut, B. and Neubauer, R.L. : J. Colloid Sci., 7, (1952), 616.