[Dynamics of Complex Fluids: Mesoscopic Ordering and Transport]

高分子による乱流抑制のダイナミクス

#### 東大·教養 波多野 彰

希薄高分子溶液の示す乱流抑制現象は高分子の示す特異的な現象の1つである。乱流という 流体の示すメゾスコピックな現象と、メゾスコピックな挙動が本質的な高分子との複合系が示 す、この特異的な現象がどのようなものであるか、その発現機構はどのように考えられるか、 について述べ、その複合系へのアプローチの1つの試みを述べる。

§ 1. はじめに

希薄高分子溶液は、その種類を問わず、乱流抑制現象を示す。この現象はTomsが高分子の 劣化の原因追求をしている際に発見され、Toms効果とも呼ばれている<sup>1)</sup>だが、その発見は40 年以上も以前のことでありながら、応用研究は先行したものの、いまだにその発現機構は定か ではない<sup>2)-6)</sup> 微視的な粒子の集合体である流体の mesoscopic stage で示す乱流というふるま いと、本質的に mesoscopic stage にある高分子とが複合することによって、この乱流抑制現 象がもたらされる。そこではじめに乱流の速度分布および円管流の抵抗係数について、通常流 体の乱流のふるまいを述べ、高分子希薄溶液が、それとはどのように異なるか、を論ずる。そ して、その違いが高分子のどのようなふるまいによってもたらされるのか、を考える。最後に この複合系の取り扱いへの1つの試みを提示する。

§2. 通常流体の乱流

ここで問題とする希薄高分子溶液では,層流状態における粘性率は,極めて希薄(≤100 ppm) であるために,純溶媒のものとほとんど差はないことをはじめに注意しておこう。顕著な影響 は乱流状態において現われる。多くの実験は円管流についてなされる。そこで通常流体の乱流 について,壁乱流の流速の profile と円管内流の抗力に関する関係式を予備として求めておく。

無限大の平面の壁を考え、密度  $\rho$  の平面に平行な剪断流を考える。平面から距離 y での流速 u(y)は平均流 U(y)とゆらぎ u'とに分けると、壁面剪断応力  $\tau$  より

-39-

と与えられる。第2等式は次元解析で与えられ、  $\kappa$  は実験的に定められた Kármán 定数 ( $\kappa = 0.417$ )である。第3等式の  $u_{\tau}$  は摩擦速度と呼ばれる。ここでレイノルズ数 ( $R_{e}$ ) $_{y_{0}} = U(y_{0})$  $y_{0}/\nu = 1$ なる  $y_{0}$  を定義する。 $\nu$  は動粘性  $\eta/\rho$ である。 $0 - y_{0}$  までは一様な  $\tau$  として  $U(y_{0})$  $= u_{\tau}$  とする。 $y^{+} \equiv y/y_{0}$ ,  $U^{+} \equiv U/u_{\tau}$  と y, U を規格化して,式(1)を積分し、積分定数を実験的に定めると

$$U^{+} = \frac{1}{\kappa} \ln y^{+} + 5.66 \tag{2}$$

を得る (Prandtlの対数 profile)。 $y^+ \leq 1$ を粘性底層という。その領域では $U^+ = y^+$ となっている。

っぎに円管内流の抗力を考える。長さ*L*, 口径*d*, 圧力勾配 *Ap*の円管の乱流に式(2)を適用する。粘性底層を無視し, 平均流速を $\overline{U}$ とすれば, U(y)を積分して $\overline{U} \simeq (u_{\tau}/\kappa) \cdot \ln(u_{\tau}/2\nu)$ と求められる。このような乱流は  $R_e = \overline{U} \cdot d/\nu \ge 2000$ で起きる。壁面剪断応力 $\tau = Ap \cdot d/4L$ に対する抵抗係数  $f \equiv \tau/2\rho\overline{U}^2 = u_{\tau}^2/2\overline{U}^2$ を用いると、この関係は

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = 2.0 \, \log_{10} Re\sqrt{f} - 0.9 \tag{3}$$

と書きかえられる (Prandtl-Kármán の対数則)。なお  $R_e \leq 2000$  では層流で, Hagen-Poiseuille の法則  $R_e f = 64$  が成り立つ。

以上が通常の粘性流のふるまいである。

#### §3. 希薄高分子溶液の円管内流

希薄高分子溶液では乱流域での関係式(3) とは著しく異ったふるまいを示す。図1,2 はランダムコイル希薄高分子溶液に対する  $\sqrt{f}^{-1} \log_{10} Re\sqrt{f}}$ との関係を示した ものである<sup>2),4)</sup>溶液濃度が ppmの order であることに注意して欲しい。図1におい て純溶媒だけ、すなわち水についてのデー タは示してないが、それは Hagen-Poiseuille の法則から式(3) へと完全に従って いる。

この図からわかるように、高分子溶液は



図1. 円管流量に関する水と PEO, PAMの 水溶液のふるまい。(P.S. Virk: AI Ch E J. 21(1975)625 より転載.)

-40-

[Dynamics of Complex Fluids: Mesoscopic Ordering and Transport]

乱流域になると式(3)から離れ,そのか わりにもっと勾配の大きな新たな直線へ と移行することが見てとれる。すなわち

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = a \log_{10} Re\sqrt{f} + b$$

の形の直線にのっている。そこでは同じRe値に対して高分子溶液は抗力fが減少(抗 力減少 Drag Reduction: DR)している。 応用上は、これを100( $1-f_p/f_s$ )[p, sは高分子溶液、溶媒の添字]の形で、 抗力減少率(%)で表わす<sup>3)</sup> ランダムコイ ル高分子では、分子量が10<sup>5</sup>以上のもの は、程度の差はあるものの、みなこのよ うな性質を示すものと考えられている。

これに対して,図3に示したように, 高分子電解質やかたい高分子溶液では, 様相が少し異なる。そこでは式(3)の勾 配は変らずに全体が上方へシフトしたよ うなふるまいを示す。この場合も確かに DRは起きている。これは dust などで もみられ,機構はランダムコイルの場合 とは異なったものであろう。なお十分に 大きな電解質高分子では,やはりランダ ムコイルと似た挙動を示す。しかしここ



図 2. A: 層流; B:式(3); C(d=5.5mm)とD (15mm) guargum 200ppm +水; E(6.35mm) PEO(WSR 301) 50% グリセリン 25 ppm; F (5.5mm) PEOM=10<sup>7</sup>, 0.07 ppm; G(5.5mm) 無分別 PEO, 5 ppm. (N. S. Berman: Ann. Rev. Fluid Mech. 10 (1978) 65より転載.)



図 3. A (5.5mm)とB(15mm) Separan NP-10 20 ppm; C(5.5mm)とD(15mm) DNA 50ppm; E (5.5)とF(15) Separan AP-30, 10ppm. 分子 量:NP-1010<sup>6</sup>, AP-30 4×10<sup>6</sup>, DNA 4×10<sup>6</sup>. A, Bはランダムコイル. (N. S. Berman: *ibid.* より転載.)

ではこれ以上深入りせず、ランダムコイル高分子の議論にもどることにする。

図 1, 2 のふるまいにおいて,まず円管の口径の依存性をみると [図 2 の C と D],同一溶液 では式 (3)から式 (4) への乗り移り,すなわち DRの onset の  $R_e \sqrt{f}$ の値が口径 d に比例する, ということが実験から分った。onset に以下 0 を添字すると

$$(Re\sqrt{f})_{0} = \left(\frac{1}{\sqrt{2}} \frac{u_{\tau}}{\overline{U}} \cdot \frac{\overline{U}_{d}}{\nu}\right)_{0} = \frac{u_{\tau_{0}}}{\sqrt{2}\nu} d \qquad \cdots (5)$$

がdに比例する、ということは、onset  $Mu_{\tau_0}$ でのみ定まることを意味する。

っぎに、onset 値は濃度 c には依存しないことが確かめられた。これは例えば図 2のFとG とがその関係を表わしているが、さらにこのFとGとの間には、もう一つ重要な関係がある。 それは、F がGの PEO を分子量  $10^7$ のものに分別したものについての結果であり、onset値は 溶液の大きなものが寄与していることを示している。

分別に関してもう1つつけ加えると、高分子の分子量分布の大きい、多分散溶液と、その10<sup>6</sup> 以上の分子量のもののみを抽出して、その部分の濃度が等しくなる溶液とに対するDRのふる まいを調べた結果、それらの間にほとんど差のないことがわかった。すなわちDRには10<sup>6</sup>以 上の高分子鎖のみがかかわっていることを示している。<sup>4)</sup>

っぎに onset に関して,図 4は溶媒の 粘性率を変化させた場合のグラフである。 これは Bermanらによる重要な実験で,<sup>4)</sup> DRにとって,高分子の大きさ,すなわち rms 慣性半径  $R_g \propto M [\eta]^{1/3}$  が重要か, それとも最長緩和時間  $T_1 \propto \eta_s [\eta] M/RT$  $[\eta_s:溶媒の粘性率]が重要か,の決着を$ つけたものである。すなわち,図のA, $B, C, Dの<math>T_1$ の比, 1.0, 1.8, 4.8, 1.0 に対するこの系の時間スケールを与える  $\nu/u_{\tau_0}^2$ の比, 1.0, 1.6, 3.7, 0.92は両者 ほとんど一致した。



図 4. 14.9mm管 50ppm Separan NP-10につい て,溶媒をA;水,B;25%グリセリン、C;52% グリセリン,D;水で5.54mm.(N.S.Berman: *ibid.*より転載.)

かくして、高分子の最長緩和時間  $T_1$  がDR と関係していることがはっきりした。この時間 内では、高分子の形態は意味をもつ。

## §4. 速度 profile

っぎに式(2)に相当した,高分子溶液の流れの profile を図5に示す。これは乱流を可視化 して,レーザー・ドップラー流速計などで測定される。なお図では極限 profile も画かれてい るが,この存在を否定する議論もある。

この図からわかるように、高分子溶液では通常のニュートン流の壁法則から U<sup>+</sup> は上方に平 行にシフトしているということである。すなわち、そのシフトを *4B*とすると式(2)に対し、

$$U^{+} = 2.45 \ln y^{+} + 5.66 + \Delta B.$$
(6)

-42-

[Dynamics of Complex Fluids: Mesoscopic Ordering and Transport]

そして,粘性底層からこの壁法則に移行 するまでに,中間領域が存在する。これ はすべて Toms の理解者 Oldroyd によ って初期に「有効すべり」と名づけられ DRの原因の重要な点がここにあると目 されてきた<sup>7)</sup>ものに相当している。

式(6)を円管流に直すと

$$\frac{1}{\sqrt{f}} = 2 \log_{10} \left( Re \sqrt{f_s} \right)$$
$$- 0.8 + \frac{\Delta B}{\sqrt{8}}$$
$$= \frac{1}{\sqrt{f_s}} + \frac{\Delta B}{\sqrt{8}}$$
(7)





あるいはさらに書き直すと

$$\frac{1}{\sqrt{f}} - \frac{1}{\sqrt{f_s}} = (a - 2) \log_{10} (Re\sqrt{f}) - (b - 0.8)$$

$$\equiv \delta \log_{10} \frac{R e \sqrt{f}}{(R e \sqrt{f})_0} = \delta \log_{10} \frac{u_\tau}{u_{\tau_0}} = \frac{\Delta B}{\sqrt{8}}$$
(8)

となる。この最後の関係から、 $\Delta B$ は式(4)での勾配 a の増加量  $\delta = a - 2$  と onset での摩擦 速度  $u_{\tau_0}$  とで与えられ、この2つのパラメータで DRが決定されることを示している。そして 溶液の濃度 c は  $\delta$  のみを通じて依存する。

勾配の増加量  $\delta$  の c 依存性は DR が小さい場合は c に比例し, DR が大きいところでは  $c^{1/2}$  に比例する<sup>2</sup> また分別資料での結果では  $c^{3/2}$  となった<sup>4</sup> さらに分子量依存性についても, PEO の場合  $M^{0.78} \propto [\eta]$  にも比例することがわかった<sup>4</sup>

# §5. 乱流抑制機構への考察

Berman らによる、DR は高分子の最長緩和時間  $T_1$  に関係しているということから、乱流抑 制機構は、高分子が  $T_1$ 時間内に伸長することと深くかかわっているであろう、ということが予 想される。

Peterlin,<sup>8)</sup> Lumley<sup>3)</sup> はその機構を次のように考えた。図6に,  $y^+$ と、乱れの速度場の波数 を無次元化した  $k^+$ との log - log plot を示す。くさび形は溶媒の通常の乱流域で、その領域

は

$$\frac{1}{y^+} \lesssim k^+ \lesssim \left(\frac{\epsilon}{\nu^3}\right)^{1/4}$$

で与えられ、くさびの先端は粘性底層上部に 接している。ここに  $\epsilon$  はエネルギー散逸率で ある。また  $(\epsilon/\nu^3)^{1/4}$  はエネルギー散逸にあ ずかる最小渦に相当している。彼らによれば 高分子溶液においては、その  $T_1$ 時間内に乱流 域内の強い剪断力が高分子に加えられた場合 に、高分子は伸長し、 $\nu$  が上昇し、 $k^+$ の上限 を下げる(図の点線)。ここにDR 粘性底層 (ABの部分)が出現する、というものである。

一方,伸長に原因を求めることに変りはないが,deGennesはDRの起因を粘性変化に求めるのではなく,高分子伸長に伴う弾性エネルギー蓄積に求める,という立場から議論を展開している<sup>8)</sup> そこではDRを起こす下限



図 6. y<sup>+</sup>とk<sup>+</sup>の log - log plot 模式図. 高分子 の存在により破線へ変わり,実線で示した層が出 現する.(J. L. Lumley: J. Polym. Sci. Macromolec. Rev. 7(1973) 263 より転載.)

臨界濃度 c<sub>0</sub>が存在する(現在のところ存在しない)こと,伸長には部分伸長と全伸長の2つ の stage があり,それに応じてDRのc依存性も特徴的なふるまいをする,といったことを論 じている。そこでは実験的検証が困難な仮定や結論を含み,是非の判断はしにくいが,面白い 議論ではある。

これに対して Ryskin は、基本的には Lumbley の考えを支持した上で、高分子の伸びと粘 性の関係を具体的に論じ、DRを定性的に説明できることを示した。<sup>9)</sup>そこでは高分子鎖をヨー ヨーにみたてて(「ヨーヨー模型」)、高分子鎖は強い伸長流下で、その中心部分から互に反対 方向に2つのヨーヨーが伸びるように伸長する、とした。乱流により、歪み率がある臨界値を 越えれば、鎖は affine 的に変形するのではなく、「ほどける」。ひとたびほどけて伸長すれば それ以後は弱い伸長流でも、その「伸び」を維持することが可能であり、これが DRを導くと した。この場合、伸長は hysteresis をもつことになる。

lを伸長した鎖の有効長さ、 $l_{cs}$ を異常伸長開始前の鎖の有効長さ( $l_{cs} \simeq 4R_g$ )として、有 効のび率パラメータ $\xi = l/l_{sc}$ を導入する。これによる有効粘性率変化パラメータをくとする (有効粘性  $\nu_{eff} = \nu_s(1+\zeta)$ )と、くとをとの間には次の関係が成り立つ: Dynamics of Complex Fluids: Mesoscopic Ordering and Transport

$$\zeta \simeq 0.3 c \left[\eta\right] \xi^3 \tag{9}$$

 $L = Na(a: セグメント長) に対して、 <math>\xi_{max} \simeq L/4R_g \simeq 0.55 \{N_A a^3 N^2/M_a [\eta]\}^{1/3}$ である。 ちなみに PEOの  $M \simeq 2 \times 10^6$  の場合、  $\xi_{max} \sim 60$ 、また $M \simeq 8 \times 10^6$  の場合、  $\xi_{max} \sim 110$  となる。極限粘度  $[\eta] \sim M^{4/5}$ より、  $\xi_{max}$  と M は

$$\xi_{\rm max} \sim M^{2/5} \tag{10}$$

でスケールされる。実際は $\xi_{max}$ は大きくとりすぎで $\xi_{turb} < \xi_{max}$ なるものが有効な $\xi$ を与えるであろう: $\xi_{turb} \equiv \alpha \xi_{max} (0 < \alpha < 1)$ . これに応じて有効粘性  $\nu_{turb} = \nu_s (1 + \zeta_{turb})$ は次となる。

$$\zeta_{\text{turb}} \simeq 0.05 \, \alpha^3 N_{\text{A}} \, a^3 N^2 \, c / M_a \tag{11}$$

以上から例えば先の式(8)のδは次のように計算される:

$$\delta = 2 \left( 1 + \zeta_{\text{turb}} \right)^{1/2} - 2 \tag{12}$$

Virkによる弱い DR で $\delta \propto c$ は $\zeta_{turb}$ 小として式(12)より説明でき、また通常の領域(強いDR) では $\zeta_{turb} \gg 1$ として

$$\delta \simeq 2\sqrt{\zeta_{\text{turb}}} \propto \sqrt{c} \tag{13}$$

と実験に合致し、Bermanらの主張の  $\delta \sim c^{2/3}$ は crossover 領域として説明できる。

以上,いずれにしても剪断流や乱流場中での高分子鎖の伸長の役割は重要である<sup>10)-12)</sup>この ことは伸長の結果と考えられる切断についても実験的に調べられている<sup>13)</sup>実際に,PEOで乱 流抑制効果が実験回数を重ねるごとに劣化してしまう<sup>14)</sup>

しかし、DR問題は高分子鎖だけに注目するだけでは片手落ちで乱流と高分子鎖の複合系と して、できるだけ原理的なところより、selfconsistentに扱うべきで、次にこれに対するアプ ローチを試みる。

## §6. 乱流と高分子溶液の複合系

高分子溶液と乱流の関係を高分子に random force が作用するという立場からの議論はある<sup>15)</sup>が、いずれかを主従の関係として取り扱うのは正しくない。この複合系は互に SC に扱われなければならない。ここではそのための表式化を論ずる<sup>16)</sup>

-45-

溶媒の $\mathbf{r}$ , tにおける速度場を $u(\mathbf{r}, t)$ ,高分子鎖のセグメント $i(i=1, 2, \dots, N)$ の座標 を { $\mathbf{R}_i(s_i, t)$ }で与える。ここに $s_i$ は contour に沿うパラメータである。純溶媒でuは通 常の Navier-Stokes の方程式に従い,非圧縮性であると仮定する。このような系の SC の関係 は Edwards-Freed 理論<sup>17)</sup>を一般化することにより次のように与えられる。

$$\frac{D\boldsymbol{u}\left(\boldsymbol{r},\,t\right)}{D\,t} = -\frac{1}{\rho}\nabla P\left(\boldsymbol{r},\,t\right) + \nu\nabla^{2}\boldsymbol{u}\left(\boldsymbol{r},\,t\right) \\
+ \sum_{i}\int\boldsymbol{\sigma}_{i}\left(\boldsymbol{s}_{i},\,t\right)\boldsymbol{\phi}_{i}\left(\boldsymbol{r},\,t\boldsymbol{:}\boldsymbol{s}_{i}\right)\mathrm{d}\boldsymbol{s}_{i} + \boldsymbol{F}\left(\boldsymbol{r},\,t\right), \quad (1)$$

$$\nabla \boldsymbol{u} \left( \boldsymbol{r}, t \right) = 0, \tag{2}$$

$$\zeta \frac{\partial \boldsymbol{R}_{i}(\boldsymbol{s}_{i}, t)}{\partial t} - \frac{3 \boldsymbol{k}_{\mathrm{B}} T}{l} \frac{\partial^{2}}{\partial \boldsymbol{s}_{i}^{2}} \boldsymbol{R}_{i}(\boldsymbol{s}_{i}, t) = -\boldsymbol{\sigma}_{i}(\boldsymbol{s}_{i}, t) + \boldsymbol{f}_{i}(\boldsymbol{s}_{i}, t) \quad (3)$$

ここに  $D/Dt \equiv (\partial/\partial t) + (\mathbf{u} \cdot \nabla_{\mathbf{r}}), \rho$ は溶媒密度, Pは圧力,  $\nu$ は動粘性, Fは溶媒の外力, くはセグメントの摩擦係数, l はセグメント長,  $\sigma_i$  は  $\mathbf{u} \ge \mathbf{R}_i$  との間の力,  $\mathbf{f}_i$ はセグメント iへの外力である。また  $\phi_i$  は

$$\phi_i(\mathbf{r}, t; s_i) = \delta(\mathbf{r} - \mathbf{R}_i(s_i, t))$$
(4)

で, $u \ge R_i$  とを結びつける関数である。そして,乱流は十分発達しても乱流はセグメントをslipさせないと仮定する。すなわち

$$u(\boldsymbol{R}_{i}, t) = \int \phi_{i}(\boldsymbol{r}, t; \boldsymbol{s}_{i}) \boldsymbol{u}(\boldsymbol{r}, t) \, \mathrm{d}\boldsymbol{r} = \boldsymbol{R}_{i}(t)$$
(5)

さて、非圧縮性の条件(2)を用いて、式(1)の圧力 Pを消去すると、uは

$$\int \mathcal{P}(\mathbf{r}, \mathbf{r}') \frac{D'u(\mathbf{r}', t)}{D't} d\mathbf{r}' - \nu \nabla_{\mathbf{r}}^2 u(\mathbf{r}, t)$$
$$= \int \mathcal{P}(\mathbf{r}, \mathbf{r}') \{ \sum_i \int \sigma_i(s_i, t) \phi(\mathbf{r}', s_i; t) + \mathbf{F}(\mathbf{r}', t) \} d\mathbf{r}'$$
(6)

 $\mathbb{ZLKP}(r, r')$  th Oseen tensor

$$\mathcal{P}(\mathbf{r}, \mathbf{r}') = \mathbf{I}\,\delta\left(\mathbf{r} - \mathbf{r}'\right) - \frac{1}{4\,\pi}\nabla_{\mathbf{r}}\cdot\frac{1}{|\mathbf{r} - \mathbf{r}'|}\cdot\nabla_{\mathbf{r}'} \tag{7}$$

である。また  $D'/D't = \partial/\partial t + (\boldsymbol{u}(\boldsymbol{r}', t) \cdot \nabla_{\boldsymbol{r}'})$ 。

式(6)は正確には求められない。またここでの目的は乱流を正確に求めることではない。む しろ乱流の効果をこの系に正しく取り入れることが主要な課題である。そこで、ここでは乱流 [Dynamics of Complex Fluids: Mesoscopic Ordering and Transport]

を減衰項 ℋと確率項 ○とに分ける。すなわち式(6)をつぎのように書き替える。

$$(\mathcal{L}_{0} + \mathcal{U}) \boldsymbol{u} (\boldsymbol{r}, t) = \int \mathcal{P}(\boldsymbol{r}, \boldsymbol{r}') \{ \mathcal{O}(\boldsymbol{r}, \boldsymbol{r}') + \sum_{i} \int \sigma_{i} \phi_{i} \, \mathrm{d}s_{i}$$

$$+ \boldsymbol{F}(\boldsymbol{r}', t) \} \, \mathrm{d}\boldsymbol{r}'$$

$$(8)$$

ここに $\mathcal{L}_0 = \mathbf{I} \left( \partial / \partial t - \nu \nabla_r^2 \right)$ である。式(8)はもし高分子鎖がなければ Fourier 変換後,適 当な平均操作を行うことにより, Kraichnan により展開された direct-interaction 近似に帰 着する<sup>(8)</sup>

逆演算子 
$$\mathcal{L}^{-1} \equiv (\mathcal{L}_0 + \mathcal{U})^{-1} \delta \phi_i c c, \exists (3) - (5) \delta f n \delta c$$
  

$$\frac{\partial \mathbf{R}_i}{\partial t} + \sum_j \iint \phi_i \mathcal{L}^{-1} \phi_j d\mathbf{r} d\mathbf{r}' \widetilde{\mathbf{A}}_j R_j$$

$$= \iint \phi_j \mathcal{L}^{-1} \mathcal{P}(2 + \mathbf{F}) d\mathbf{r} d\mathbf{r}' + \sum_k \iint \phi_i \mathcal{L}^{-1} \mathcal{P} \phi_k \mathbf{f}_k d\mathbf{r} d\mathbf{r}' \qquad (9)$$

を得る。ここに  $\widetilde{A}_{j}R_{j} \equiv \{ \zeta(\partial/\partial t) - (3k_{\rm B}T/l^{2})(\partial^{2}/\partial s_{i}^{2}) \} R_{i}$  である。さらに  $\mathcal{L}^{-1}\mathcal{P} \equiv \mathcal{G}$ とすると、 $\mathcal{G}$  は乱流の伝播子を与え、

$$\mathcal{G}_{ij} \equiv \int \phi_i \mathcal{G} \phi_j \, \mathrm{d} \mathbf{r} \, \mathrm{d} \mathbf{r}' = \zeta^{-1} \delta_{ij} \, \mathrm{I} + (1 - \delta_{ij}) \mathcal{G}_{ij}$$
(10)

はセグメント *i* ) 間の乱流速度の伝播子となっている。乱流を与える項<sup>3</sup>の影響は長距離に及 ぶ。*i* ) 間の相関はこの乱流系の性質に重要な役割を果している。

 $\mathcal{X}$ は発達した乱流においては大きな項となるが、それを摂動として扱えば、 $\mathcal{G}$ は $\mathcal{L}_0^{-1} \equiv \mathcal{G}_0$ によって次のように展開できる。

$$\mathcal{G}_{ij} = \mathbf{I} \zeta^{-1} \delta_{ij} + (1 - \delta_{ij}) \{ (\mathcal{G}_0 - \mathcal{G}_0 \mathcal{U} \mathcal{G}_0 + \cdots) \mathcal{P} \}_{ij}$$
(11)

また↓は正の寄与をすることから,高分子鎖の弾性定数を弱める役割をする。これによって鎖 は伸びる。これはこの系の特徴的なことがらである。

さて  $\{R_i\}$  に対して次のような新しい演算子を導入する。

$$\mathcal{K}_{ij} = \mathbf{I} \frac{\partial}{\partial t} \delta_{ij} + \mathcal{G}_{ij} \widetilde{\boldsymbol{\Delta}}_i$$
(12)

$$\sum_{j} \mathcal{K}_{ij}^{-1} \mathcal{K}_{jk} = \delta_{ik}$$
(13)

これはセグメント  $\{R_i\}$ の伝播子を与える。すると $R_i$ は形式的に

$$\boldsymbol{R}_{i} = \sum_{j} \iint \mathcal{K}_{ij}^{-1} \phi_{j} \mathcal{G} \left(\mathcal{O} + \boldsymbol{F}\right) \, \mathrm{d} \, \boldsymbol{r} \, \mathrm{d} \, \boldsymbol{r}' + \sum_{j, \, \boldsymbol{k}} \mathcal{K}_{ij}^{-1} \mathcal{G}_{i\boldsymbol{k}} \, \boldsymbol{f}_{\boldsymbol{k}}$$
(14)

と求められる。さらに式(3)と式(14)から

$$\sigma_{i} = -\widetilde{\Delta}_{i} \mathbf{R}_{i} + \mathbf{f}_{i}$$

$$= -\sum_{j} \iint \widetilde{\Delta}_{i} \mathcal{K}_{ij}^{-1} \phi_{j} (\mathbf{r}_{1}) \mathcal{G} (\mathcal{O} + \mathbf{F}) (\mathbf{r}_{1}, \mathbf{r}_{1}') d\mathbf{r}_{1} d\mathbf{r}_{1}'$$

$$- \sum_{j,k} \widetilde{\Delta}_{j} \mathcal{K}_{ij}^{-1} \mathcal{G}_{jk} \mathbf{f}_{k}$$
(15)

 $と <math>\sigma_i$  が求まる。ここで  $\{ \boldsymbol{R}_i \}$  への外力の合力は 0 と仮定し、 $\boldsymbol{f}_i$  の項を落とすことにすると、式(8) は式(15) を用いて  $u(\boldsymbol{r})$  に対する方程式が得られる。

$$(\mathcal{L}_{0} + \mathcal{U})\boldsymbol{u}(\boldsymbol{r}) = \iiint d\boldsymbol{r}' d\boldsymbol{r}_{1} d\boldsymbol{r}_{1}' \mathcal{D}(\boldsymbol{r}, \boldsymbol{r}')$$

$$\times \{ I\delta(\boldsymbol{r}' - \boldsymbol{r}_{1}) - \sum_{ij} [\phi_{i} \widetilde{\boldsymbol{\Delta}}_{i} \mathcal{K}_{ij}^{-1} \phi_{j} \mathcal{G}](\boldsymbol{r}', \boldsymbol{r}_{1}) \}$$

$$\times \{ \mathcal{O}(\boldsymbol{r}_{1}, \boldsymbol{r}_{1}') + \delta(\boldsymbol{r}_{1} - \boldsymbol{r}_{1}') \boldsymbol{F}(\boldsymbol{r}_{1}') \}$$
(16)

式(17)は stochastic tensor  $\bigcirc$  が変形した高分子鎖により外力 F とともに弱められていることを示している。あるいは式(17)の右辺をuに置き替えていくことにより

$$(\mathcal{L}_0 + \mathcal{U}) \boldsymbol{u} \to (\mathcal{L}_0 + \mathcal{U} + \sum_{ij} \iint \mathcal{D} \phi_i \, \widetilde{\mathcal{A}}_i \, \mathcal{K}_{ij}^{-1} \phi_j \, \mathrm{d} \boldsymbol{r}' \, \mathrm{d} \boldsymbol{r}_1 + \cdots ) \boldsymbol{u}$$

と $\mathcal{I}$ を modify した形にすることができる。この $\mathcal{I}$ の増加が DR において本質的な役割をする。

このことが前章までの現象論と整合するかどうかは、これからの問題である。しかしみへの 高分子の寄与は、空間的な領域としてはせいぜい Naの程度で、この領域での減衰項増大は渦 の大きさの分布に影響を与え、現象論と矛盾はしない。

## 参考文献

- B. A. Thoms : Proc. 1st Int. Congr. Rheology, 1948, Sec 2 (North-Holland, 1949)
   p. 135 ; Phys. Fluids 20 (1977) S3.
- 2) P. S. Virk: AIChE J. 21 (1975) 625. (Review以下5)まで)
- 3) J. L. Lumley: J. Polym. Sci. Macromolec. Rev. 7 (1973) 263.
- 4) N. S. Berman, Ann. Rev. Fluid Mech. 10 (1978) 65.

- 「Dynamics of Complex Fluids: Mesoscopic Ordering and Transport」 5) 波田野彰, 日本物理学会誌 42 (4)(1987) 359.
- 6) Phys. Fluid 20 (1977) Supplement. (DRの国際会議の proceeding).
   以上2)-6)に多数の参考文献あり.
- 7) J. G. Oldroyd : Proc. 1st Int. Congr. Rheology, 1948, Sec 2 (North-Holland, 1949)p. 130.
- 8) A. Peterlin: Pure & Appl. Chem. 12 (1966). 563.
- 9) P. G. de Gennes : Physica 140A (1986) 9.
- 10) G. Ryskin : Phys. Rev. Letts. 59 (1987) 2059.
- 11) P. G. de Gennes : J. Chem. Phys. 60 (1974) 5030.
- 12) A. Hatano : Polymer 25 (1984) 1198.
- 13) A. Onuki : J. Phys. Soc. Jpn. 54 (1985) 3656.
- 14) A. F. Horn et E. W. Merril : Nature 312 (1984) 141.
- 15) T. Gemma : private communication.
- 16) R. Armstrong et M. S. Jhon : J. Chem. Phys. 79 (1983) 3143.
- 17) A. Hatano : Rep. Prog. Polym. Phys. Jpn. XXX (1987) 45.
- 18) S. F. Edwards et K. F. Freed : J. Chem. Phys. 61 (1974) 1189.
- R. H. Kraichnan : Phys. Fluids 9 (1966) 1728. J. R. Herring et R. H. Kraichnan: Lect. Notes Phys. (Springer) 12 (1972) 148.

-49-

· Land I