先端材料創成に求められる粉体技術 Powder Technology Required for Creation of Advanced Materials



コロイドの固液分離操作の新展開

Developments on Solid-Liquid Separation of Colloids

入谷 英司 Eiji IRITANI

名古屋大学工学研究科 教授 Professor, Graduate School of Engineering, Nagoya University, JAPAN

抄 録

濾過, 圧搾, 遠心分離などの固液分離操作では, その高性能化への要求がますます厳しくなり, 分離膜の利用など, 新たな展開も見られる。本稿では, 固液分離技術に関する最近の話題をいくつ か紹介する。一回だけのデッドエンド濾過試験からナノコロイドの濾過ケークの特性を推測する手 法や分析用遠心機を用いて行った遠心沈降試験から濾過特性を推算する手法を述べた。次に, 膜構 造の違いによる膜ファウリング挙動を説明できる並列および直列モデルに言及するとともに, 僅か なデータから膜ファウリングの機構と量を同時に, かつ, 個別に推算する手法についても概説した。 さらに, 可逆凝集を利用した超高圧圧搾により難脱水性汚泥の高速低含水率化が可能なこと, また 汚泥の破砕と塩添加の相乗効果によって沈降速度が飛躍的に増大することも明らかにした。これら の結果は, 今後, 固液分離技術の発展に大きく寄与するものと考えられる。

ABSTRACT

Solid-liquid separation includes a variety of operations such as filtration, expression, centrifugation, etc., and it plays an increasingly important role in widely diversified fields ranging from industry to environmental protection. In recent years, membranes have been successfully applied also to solid-liquid separation to attain a higher level of separation. This paper describes several new topics on the developments of solid-liquid separation technologies. A method was introduced for obtaining the pressure dependences of properties of filter cake of nanocolloids from a single dead-end filtration experiment. Filtration behaviors were evaluated based on the compression-permeability data obtained from analytical centrifugation. Parallel and series resistance models were proposed for describing the membrane fouling occurring for membranes with different structures. A method has been developed for individually evaluating the mechanism and degree of membrane fouling based on a limited amount of filtration data. It was shown that ultrahigh-pressure expression combined with reversible flocculation achieved the high rate and high-degree deliquoring of excess activated sludge. Moreover, it was found that the excess activated sludge treated by ultrasonication exhibited a significantly high settling rate with the aid of inorganic salts. I believe that these results provide new insight into the developments of solid-liquid separation technologies.



14

1 はじめに

固液分離は、その歴史は古いが、現在も化成品の 生産から用・廃水の処理に至るまで、広範な分野で 利用され、基盤となる重要な単位操作の一つに位置 づけられている。ともすれば理論体系が整っている かのように誤解されがちであるが、固液分離の手法 は、濾過、沈降、遠心分離、圧搾脱水、凝集などと 多岐に亘り、また微粒子から高分子に至る様々なコ ロイド粒子を対象とし、その分離特性は手法と対象 液ごとに異なるため、分離機構は複雑となり、既往 の理論では説明不可能な点も多い。本稿では、コロ イドの固液分離における比較的最近の主な成果を採 り上げることにより、現在の固液分離研究の動向を 展望したい。

2 ナノからミクロンに及ぶソフトコロイド粒 子の濾過特性の評価

濾過や膜濾過による固液分離では、濾過の進行に 伴う濾過ケークの成長が濾過抵抗の増大を引き起こ し、次第に濾過性能が低下する¹⁾。特に、変形能の 大きなソフト粒子を対象とする固液分離では、濾過 の駆動力となる濾過圧力を増加させても、濾過ケー クの構造が緻密になるため、思うような濾過性能が 得られないことも多い。したがって、まず濾過速度 の指標となる平均ケーク比抵抗 α_{av} やケークの脱水 度の指標となる平均ケーク空隙率 ε_{av} とケーク圧損 Δp_c (通常は濾過圧力pに等しい)との関係を知る ことが、必須となる。たとえば、濾過比抵抗の圧力 依存性は一般に圧力を種々に変化させて数回の定圧 濾過実験を行って求められるが、これは大変面倒な 作業になり、空隙率に至っては正確な値を得ること 自体が極めて難しい。

ケーク抵抗に対して無視できないような大きな抵 抗をもつ濾材を用いて、同様の定圧濾過実験を行う と、一回の試験でケーク比抵抗の圧力依存性が一度 に求まることが最近明らかにされた²⁾。この場合に は、濾材抵抗が無視できないので、定圧濾過を行っ ても、濾過期間中にケーク圧損は徐々に変化するた め、ケーク比抵抗の圧力依存性が測定できる。ケー ク圧損の変化が濾過速度の測定データのみから求め られる点にも、この手法の妙味がある。図1はケー



図1 平均ケーク比抵抗の圧力依存性

Fig. 1 Pressure dependence of average specific cake resistance.

ク比抵抗 a_{av} とケーク圧損 Δp_{c} との関係を、両対数 紙上にプロットしたものである。○印のプロットは 濾過圧力 p が 294 kPa で分画分子量が 1,000 の限外 濾過膜を用いてベントナイトのスラリーの定圧濾過 を行った結果で、図に示すように一回の濾過実験で ケーク比抵抗の圧力依存性が求められる。一方、通 常行われているように、流動抵抗の小さな濾材を用 いて 294 kPa の濾過圧力で定圧濾過を行うと、図中 の■印で示した一点のプロットしか得られない。ま た,12 kPa の低い圧力で定圧濾過を行うと、△印の プロットのように、従来得られていた両対数紙上で の直線関係から外れ、ケーク圧損が変化してもケー ク比抵抗はあまり変化せず、低い圧縮圧力下では ケークがそれほど圧縮されないことが初めて明らか となった。この手法を応用し、圧力をステップ状に 増加させると,一回の濾過実験でさらに広範な圧力 でのケーク比抵抗が求められる³⁾。

ケークを取り出して空隙率を実測することなく, 濾過速度の変化のみから空隙率を求めることが,図 2に示す濾室内にオリフィス構造をもつ濾過器を用 いて可能なことを既に明らかにしている⁴⁾。ケーク 表面がオリフィス面に達すると,それ以降のケーク 表面積(有効濾過面積)が24.63 cm²から4.65 cm² に急に減少するため,(見かけの)濾過速度が急減 することを利用することにより空隙率が測定でき, さらに圧力をステップ状に増加させると,ケークが 圧縮されて,オリフィス面での濾過面積急縮小効果 が繰り返し利用できる⁵⁾。このようにして,順次圧 力をステップ状に増加させると,一回の濾過試験で,



図2 ケーク空隙率の圧力依存性測定の機構 Fig. 2 Mechanism for measuring pressure dependence of cake porosity.

空隙率の圧力依存性がいとも簡単に求められる。タ ンパク質溶液やナノコロイドのデッドエンド限外濾 過における生成ケークの空隙率は,この手法の適用 によって初めて求めることができた。また,求めた 特性値は,濾過や膜濾過のみならず,沈降,遠心分 離,圧搾等の固液分離操作全般の評価にも利用でき ることを付記したい。

3 沈降データによる濾過特性の推算

ケーク濾過における濾過ケークの特性値である平 均ケーク比抵抗 α_{av} や平均ケーク空隙率 ε_{av} は, い わゆる圧縮透過実験を行うことにより理論推定でき る。圧縮透過実験では、シリンダ内のスラリーをピ ストンによって荷重圧力を作用させて圧搾脱水し, 均質な圧縮平衡ケークを得た後、その空隙率とケー ク比抵抗を測定するものであり、測定結果は濾過 ケーク内の局所的な特性を記述できる。したがって, 圧力を種々に変化させて圧縮透過実験を行って得た 測定データから、濾過モデルに基づき濾過ケークの 平均的な特性値が計算できることになる。この手法 は、微粒子懸濁液に対しては有力であるが、高分子 やナノ粒子のコロイドについては、圧縮透過実験の 実施そのものが困難であり,生成ケークの特性値を 理論的に推算することはこれまで行われていなかっ た。逆に、理論計算により、濾過で得たケーク特性 値から圧縮透過実験データを求める手法を開発して おり、こうして求めた圧縮透過データが広範な濾過 条件での濾過データを精度よく推定できることを明 らかにしている。

濃厚コロイドの沈降現象と濾過ケーク中の濾液流 動現象との間にアナロジーが成立することに着目



図3 デッドエンド限外濾過挙動の推算 Fig.3 Evaluation of dead-end ultrafiltration behaviors.

し、沈降セル内の濃度分布を測定できる分析用超遠 心機を用いて、沈降速度に加え沈積層厚さの経時変 化を測定することにより、圧縮圧力とケーク比抵 抗,空隙率との関係が算出できるため,濾過推定が 初めて可能となった^{7,8)}。図3は、ウシ血清アルブミ ン (Bovine Serum Albumin, BSA) 溶液を98 kPa で デッドエンド限外濾過した結果を、濾過抵抗の指標 となる濾過速度 u₁の逆数(1/u₁)対単位膜面積あた りの濾液量vとしてプロットしたものである。実線 は、分析用超遠心機で得たデータに基づく理論計算 値で、プロットと概ね良好な一致を示し、プロット が直線関係を示すこと,等電点 (pH 5.1) で濾過速 度が pH 7.0 の場合より小さくなることも明らかに している。なお、微粒子懸濁液についても、近赤外 光透過方式の分析用遠心機を利用して、同様の手法 が用いられている⁹。



図 4 膜ファウリングのモデル Fig. 4 Modeling of membrane fouling.

4 膜ファウリングにおける直列および並列抵 抗モデル

コロイドの膜濾過においては、濾過ケークの形成 による濾過抵抗の増大のほか.用いた分離膜の目詰 まり(膜閉塞)による濾過抵抗の増大も濾過性能低 下の主要因の一つとなる¹⁰⁾。一般に濾過初期には膜 目詰まりが進行するが、やがてケークが形成される とその抵抗が支配的になる直列抵抗モデルで表され ることが多い(図4(a))¹¹⁾。この場合, 膜目詰まり の記述には、濾過の分野で提案されてきた閉塞濾過 モデルが用いられるのが一般的である。このモデル は、膜細孔の閉塞を三つのパターンに分類すると、 そのいずれもがすべて同じ特性式で記述できるとい うものであり、簡便ではあるが、実際の複雑な濾液 流路での膜閉塞現象を記述するには適切ではない。 最近, コロイド粒子による濾液流路の閉塞のモデル 化に基づき,特性式の提案に成功している¹²⁾。一方 では、膜の目詰まりが進行しつつ、同時にケークが 成長するという現象も多く見られる。特に膜表面で の目詰まりが生じる場合にはこの機構に支配される ことが多く,図4(b)のように両者の抵抗が同時に 増加していく並列抵抗モデルを提案した¹³⁾。両者の モデルを使い分けることにより、膜構造の違いによ る濾過特性の違いを良く説明できた。図5はその一 例で、濾過速度の逆数値(1/u))を単位膜面積あた りの濾液量vに対してプロットしたものである。複 雑な屈曲流路をもつ MCE 膜や CA 膜では下に凸,直 孔をもつ PC 膜では上に凸の互いに異なる曲線状を 呈し、それぞれ直列、並列抵抗モデルでその傾向を よく記述することができた12)。



図5 抵抗モデルによる濾過挙動の推算

Fig. 5 Evaluation of filtration behaviors based on resistance model.

5 スポットデータによるファウリング機構と 程度の個別評価

スポット的なごく僅かの濾過データから被濾過液 の濾過性(ファウリング・ポテンシャル)を評価す る手法として,Silt Density Index (SDI) や Modified Fouling Index (MFI) がよく用いられている。しか しながら,SDI は理論的裏付けがなく,一方,MFI はケーク濾過にのみ適用でき,濾過の全期間におけ るデータが必要になるという,致命的な欠点がある。 そこで,ファウリングの機構を評価する指標として Fouling Pattern Index (FPI) とファウリング・ポテ ンシャルを評価する指標として Fouling Degree Index (FDI) を定義し,同一のスポットデータから,それ らの指標を同時に求める手法を開発した¹⁴⁾。異なる 二点の濾過時間 *T*, *T*+ t_i から,一定経過時間 t_0 に得



図6 FDI によるファウリング・ポテンシャルの評価 Fig. 6 Evaluation of fouling potential based on FDI.

られる二つの濾液量のみが必要なデータであり、こ のスポットデータからファウリング・ポテンシャル だけでなく膜閉塞からケーク濾過に至る様々な濾 過機構が評価できる。従来の SDI が、二点の濾過 時間から、一定濾液量を得るのに要する二つの濾過 経過時間が必要なデータとなるのに対して、FPI で は、一定経過時間に得られる濾液量を測定すること により、閉塞濾過の一般化特性式に立脚して膜ファ ウリングの機構を判別できる。また、FDI において も、FPI 算出に用いた同じデータを使用して、ケー ク濾過から膜閉塞までを包括したファウリング・ポ テンシャルを評価できる。たとえば、図6は、FDI と濾過時間が 50 min での平均濾過流量(*V*(*θ*)の逆 数値 (θ/V) の関係をプロットしたものである。種々 の被濾過液についての実験データがプロットされて いるが,ほぼ一本の直線関係が得られ,両者には強 い相関があることがわかる。したがって,FDIの測 定により,任意時間での濾液量の推算が可能になり, FDI はファウリング・ポテンシャルの有力な指標と なり得ることがわかる。

6 可逆凝集を利用した超高圧圧搾による汚泥の高速低含水率化

その大部分が水分で占められる活性汚泥の機械的 脱水の性能改善は、水処理における重要な課題の一 つである。高分子凝集剤の利用は、脱水速度を著し く高めるが、その一方でケーク含水率の低減には不 利となる。そこで、図7のように、無機凝集剤を添 加して得た凝集スラリーを高速で濾過した後に、生 成ケーク層に純水を透過して無機凝集剤を洗い流 し、可逆凝集の機構によりフロックを崩壊させ、し かる後に超高圧を作用させてケークの低含水率化を 行う手法を開発した¹⁵⁾。濾過圧 98 kPa で無機凝集剤 のポリ塩化アルミニウム(PACI)で凝集させた余剰 汚泥の定圧濾過を行い、次いで同一圧力でケークに 純水を透過させた後に,種々の圧搾圧 p。で超高圧 圧搾を行った。結果を、ケーク含水率 R 対圧密時間 *θ*。として, **図8**に示した。ケーク含水率は, 圧搾開 始時には 90 wt% 以上であるが, 圧密の進行に伴い



図7 汚泥脱水プロセスの概要 Fig.7 Schematic view of dewatering process of sludge.



図8 圧搾によるケーク含水率の経時変化 Fig.8 Temporal variation of water content of compressed cake during expression.

著しく減少した。圧搾圧 p。の増加とともに含水率 の低下は顕著となり、15 MPaの圧搾圧では、最終 的に含水率は31 wt% まで低下した。この結果は、 現在の脱水技術の最高水準である60~70 wt% を遙 かに凌駕している。微生物細胞内の水分量が70~ 80 wt% 程度であることを考え合わせると、得られた 脱水ケークでは、単にフロックの崩壊による汚泥粒 子間の自由水や粒子表面の付着水だけでなく、細胞 内に含まれる束縛水も超高圧による細胞破砕により 自由水となって除去されていることを示唆している。

7 沈降性能に及ぼす破砕凝集と塩添加の協奏 効果

汚泥に超音波を照射して緩い破砕操作を行うと, その後の緩速撹拌で汚泥の自己凝集が生じ,未処理 汚泥よりも大きなフロックが形成されることを明ら かにした。破砕フロックから浸出した高分子物質 が,いわゆる微生物凝集剤の役割を担い,いったん は破砕された汚泥の自己凝集が生じたものと考えら れる。また,破砕の過程で,束縛水の一部が自由水 化されるため,この汚泥を超高圧圧搾すると含水率 が著しく低下した¹⁶。

この破砕凝集効果は,沈降分離性能の向上にも大 きく寄与する。さらに,破砕凝集汚泥にわずかな無 機塩を添加すると,破砕により浸出した高分子物質 と添加塩の相乗効果¹⁷⁾により,陽イオンの価数に



Special Subject

図9 沈降速度に及ぼす添加塩の価数と濃度の影響 Fig.9 Influence of cation valence and concentration of added salts on settling rate.

よって顕著な添加効果が見られた。すなわち,沈降 速度 u_0 と塩濃度 C_s との関係をプロットした図9に 示すように,Na⁺を用いた場合には荷電中和効果に よる凝集が支配的であるのに対して,Ca²⁺の添加で は高分子間での架橋作用によりごく少量の添加で優 れた沈降性能を発揮する¹⁸⁾。しかしながら,Fe³⁺の 添加では,近づいていく高分子間の立体障害により 凝集が阻害され,沈降性能はあまり改善されない点 は興味深い。

8 おわりに

コロイドの固液分離における重要な課題の一つと して、微細で、かつ圧力による変形能の大きなコロ イド粒子の分離の高性能化がある。こうした難濾過 性で高圧縮性のコロイド粒子を効率よく分離するた めには、濾過操作における生成ケークの特性を解明 することはもとより、分離膜の複雑な目詰まり機構 を明らかにする必要がある。より完全な高度固液分 離を達成するためには、ケーク含水率をさらに低減 する手法の開発が望まれる。また、適切な凝集操作 をうまく利用して、固液分離性能をさらに向上させ ることも重要となろう。本稿では、これらの様々な 課題について、現在精力的に取り組まれている研究 の一端を紹介した。いずれもある一定の成果を挙げ つつあるが、より高度な固液分離手法の開発のため に、さらなる今後の展開に期待したい。

References

- Iritani E., Properties of Filter Cake in Cake Filtration and Membrane Filtration, KONA Powder Particle Journal, 21 (2003) 19–39.
- Iritani E., Katagiri N., Kanetake S., Determination of Cake Filtration Characteristics of Dilute Suspension of Bentonite from Various Filtration Tests, Separation and Purification Technology, 92 (2012) 143–151.
- Iritani E., Katagiri N., Tsukamoto M., Hwang K.J., Determination of Cake Properties in Ultrafiltration of Nano-Colloids Based on Single Step-up Pressure Filtration Test, AIChE Journal, 60(1) (2014) 289–299.
- Iritani E., Katagiri N., Nakajima R., Hwang K.J., Cheng T.W., Cake Properties of Nanocolloid Evaluated by Variable Pressure Filtration Associated with Reduction in Cake Surface Area, AIChE Journal, 60(11) (2014) 3869–3877.
- Iritani E., Katagiri N., Nakajima R., Hwang K.J., Cheng T.W., Nanocolloid Cake Properties Determined from Step-up Pressure Filtration with Single-Stage Reduction in Filtration Area, AIChE Journal, 61(12) (2015) 4426–4436.
- 6) Iritani E., Nagaoka H., Katagiri N., Determination of Filtration Characteristics of Yeast Suspension Based upon Multistage Reduction in Cake Surface Area under Step-up Pressure Conditions, Separation and Purification Technology, 63(2) (2008) 379–385.
- Iritani E., Katagiri N., Takaishi Y., Hattori K., Compressibility of Filter Cake Formed in the Deadend Ultrafiltration of Nanocolloids, Filtration, 16(4) (2016) 231–240.
- Iritani E., Katagiri N., Filterability and Cake Compressibility in Deadend Membrane Filtration Controlled by Cake Formation, Filtration, 17(2) (2017) 108–120.
- Iritani E., Katagiri N., Aoki K., Shimamoto M., Yoo K.M., Determination of Permeability Characteristics from Centrifugal Flotation Velocity of Deformable Oil Droplets in O/W Emulsions, Separation and Purifica-

tion Technology, 58(2) (2007) 247-255.

- Iritani E., Katagiri N., Developments of Blocking Filtration Model in Membrane Filtration, KONA Powder Particle Journal, 33 (2016) 179–202.
- Iritani E., Katagiri N., Tadama T., Sumi H., Analysis of Clogging Behaviors of Diatomaceous Ceramic Membranes during Membrane Filtration Based upon Specific Deposit, AIChE Journal, 56(7) (2010) 1748–1758.
- 12) Iritani E., Katagiri N., Yamashita Y., Effect of Membrane Morphology on Rising Properties of Filtration Resistance in Microfiltration of Dilute Colloids, AIChE Journal, 63(8) (2017) 3511–3522.
- 13) Iritani E., Katagiri N., Takenaka T., Yamashita Y., Membrane Pore Blocking during Cake Formation in Constant Pressure and Constant Flux Dead-End Microfiltration of Very Dilute Colloids, Chemical Engineering Science, 122 (2015) 465–473.
- 14) Sawada D., Katagiri N., Iritani E., New Indices for Evaluating Membrane Fouling in Particulate Filtration, Proceedings of the 12th World Filtration Congress (WFC 12), Taipei (Taiwan) (2016).
- 15) Iritani E., Katagiri N., Washizu T., Hwang K.J., High-Level Deliquoring of Activated Sludge by Ultrahigh-Pressure Expression Combined with Flocculation, Chemical Engineering Science, 112 (2014) 1–9.
- 16) Iritani E., Katagiri N., Yamada M., Hwang K.J., Cheng T.W., Ultrahigh-Pressure Expression of Activated Sludge Assisted with Self-Flocculation Caused by Ultrasonication, Chemical Engineering Research and Design, 112 (2016) 16–23.
- 17) Iritani E., Nishikawa M., Katagiri N., Kawasaki K., Synergy Effect of Ultrasonication and Salt Addition on Settling Behaviors of Activated Sludge, Separation and Purification Technology, 144 (2015) 177–185.
- 18) 入谷 英司, 片桐 誠之, 湊 純平, 西川 匡子, 破砕 汚泥の沈降促進に及ぼす塩添加効果, 化学工学論 文集, 43(5) (2017) 327-335.

〈著者紹介〉



入谷 英司 Eiji IRITANI

[経歴] 1981年名古屋大学大学院工学研究科博士課程修了。同大学工学部助手,助教授を 経て,1999年より同大学工学研究科教授。 [主な研究] 固液分離, 膜分離。 [連絡先] iritani@nuce.nagoya-u.ac.jp