Technical Paper 技術論文



不織布フィルターによる ゲル状未溶解物の除去特性

日本ポール株式会社 応用技術研究所 角屋 正人

本稿は、世界濾過工学会日本会主催の「濾過分離シンポジウム」 (2013年10月31日~11月1日開催)の発表論文集に掲載されたものを編集いたしました。

1. はじめに

半導体、電子材料製造をはじめとして、プロセス流体中のゲル状異物が製品欠陥の原因となる工程は多い。例として、液晶ディスプレイ用カラーフィルターの製造では、パターンを作るために顔料分散カラーレジストがガラス基板上に塗布されるが、レジスト中未溶解樹脂が塗布されると、その部分が欠陥となる。携帯電話等の電気回路を構成するセラミックコンデンサーの製造には、セラミックスラリーが原材料として使われるが、スラリー中のバインダーの未溶解樹脂は、セラミックコンデンサーのボイド欠陥を引き起こす。これらゲル状異物の分離除去には、ろ過が重要な役割を担っている。

2. 実験

1) ゲル試料

メチルセルロース粉末を温水中に入れ撹拌すると粉末は溶解せず 固形物として細かく分散する。加温、撹拌を止めると粉末は徐々 に溶解するが、冷却が遅い場合、粉末の一部は未溶解のまま沈澱 する。水温が室温まで下がると大部分のメチルセルロースは溶解 するが、沈殿したメチルセルロースの一部は溶解せずゲル状未溶 解物として残る。メチルセルロース濃度が高いと熱ゲル化温度が 低下する⁽¹⁾ことが報告されている。未溶解メチルセルロースが沈 澱すると容器底部に高濃度で集積されることになり、室温でも溶 解しない条件になると考えられる。

図1に上記処方0.5%濃度で調製したメチルセルロース水溶液 と加温せず冷水に溶解させたメチルセルロース水溶液をろ過 精度1µmの不織布フィルターにより定圧ろ過したときの流束 の推移を示した。加温調製した水溶液のみ急激に流量が低下、 閉塞しており、大量の未溶解物の存在がわかる。

2) フィルター試料

実験に用いたフィルター試料を表1にまとめた。フィルターは5 種類全て不織布フィルターである。膜厚が薄い順にフィルターA、 B、C、D、Eとした。フィルターA、D、Eは長さ1インチのカート リッジ形状のフィルターで、濃度1%のメチルセルロース水溶 液を定速ろ過した。FilterB、Cは47mm径のディスク形状の フィルターで、濃度0.5%で調製したメチルセルロース水溶液を 定速ろ過した。



図1:0.5mass%メチルセルロース溶液を不織布フィルター (1µm) により 定圧ろ過したときの流量低下比較

表1	1	試験フィルターおよび試験に用いた				
		メチルセルロース (MC) 水溶液濃度一覧				

フィルター名	厚み (mm)	B ₂₋₃ (-)	フィルター形状	MC濃度 (%)
A	0.06	>10000	1インチ	1.0
В	0.24	>10000	47 mm径	0.5
С	1.0	20	47 mm径	0.5
D	1.7	940	1インチ	1.0
E	1.5	8100	1インチ	1.0

表中に各フィルターの捕捉性能を β_{23} として示した。ここで β_{ab} はサイズa~b μ mの粒子に対する β 値であり、(1)式で計算 される。また阻止率Rとの関係は(2)式で示される。本報告で は β 値100~1000の領域を主に扱うが、これを阻止率Rで示 すと0.99~0.9999となる。

$$R = 1 - (1/\beta)$$
 (2)

表1に示したβ₂₃は、ISOメディアムダストの水懸濁液をフィルターが 閉塞するまで定速で通液し、粒子数を連続的に計数した結果より求 めた各ろ過時間でのβ₂₃を平均したものである。図2に膜厚が最も 薄いフィルターAの測定例、図3に膜厚が最も厚いフィルターEの測定 例を示した。粒子のサイズが大きくなると、β₂₀は桁違いに大きく なる。測定例を割愛したがフィルターB、C、Dも同じ特性を示す。



図2: ISOミディアムテストダスト懸濁液ろ過における フィルターAのβ値と差圧の推移



図3: ISOミディアムテストダスト懸濁液ろ過における フィルターEのβ値と差圧の推移

3) ろ過

図4に定速ろ過、ろ液計数の装置を示した。ゲル状未溶解物を含 むメチルセルロース水溶液を撹拌しながら、ポンプによりフィル ターに25mL/minの定速で通液した。フィルター下流側に設置し たレーザーパーティクルカウンター(リオン製KS-65)により、 ろ液中のゲルをサイズ毎に連続的に計数した。ろ過は差圧が 100kPa程度に上昇するまで継続した。別途、原液中の未溶解物 をサイズ毎に計数した。計数値から(1)式に従いβ_{ab}を算出した。



図4:ろ過、計数用装置

3. 結果と考察

1)サイズ毎のβ値

図5にゲル状未溶解物が分散した1%濃度メチルセルロース水 溶液を膜厚0.06mmのフィルターAにより定速ろ過したときの、 ろ過時間に対する β_{ab} と差圧を示した。 β_{ab} は、ゲルのサイズが 2~3 μ m、3~5 μ m、5~10 μ mと違ってもほとんど差が無く、 サイズの影響が顕れなかった。一方、図2に示したようにフィ ルターAの固形粒子に対する β_{ab} は、サイズが大きいと桁違いに 高い。フィルターAによるゲル捕捉は固形粒子と挙動が異なる と考えられる。 β_{ab} は初期にろ過時間経過にしたがい上昇傾向を 示したが、その後急激に低下した。 β_{ab} は差圧上昇または捕捉 ゲル量増加により低下する可能性がある。



図5:1mass%メチルセルロース水溶液ろ過における フィルターA(厚み0.06mm)のβ値と差圧の推移

図6にゲル状未溶解物が分散した0.5%濃度メチルセルロース水 溶液を膜厚0.24mmのフィルターBにより定速ろ過したときの、 ろ過時間に対する β_{ab} と差圧を示した。前記フィルターAの場合 と同様に、 β_{ab} は、サイズが2~3 μ m、3~5 μ m、5~10 μ mと 違ってもほとんど差が無く、サイズの影響が認められなかった。 β_{ab} はろ過時間の経過とともに低下したが、フィルターAに見ら れた初期の上昇は無かった。



図6:0.5mass%メチルセルロース水溶液ろ過における フィルターB(厚み0.24mm)のβ値と差圧の推移

図7にゲル状未溶解物が分散した0.5%濃度メチルセルロース水 溶液を膜厚1.0mmのフィルターCにより定速ろ過したときの、



ろ過時間に対する β_{ab} と差圧を示した。フィルターCは表1に示 した通り固形粒子に対する β_{ab} が20と低く、他のフィルターに比 べ孔が粗いためか全く差圧上昇が見られなかったので、ろ過時間 60minでろ過を終了した。前記フィルターA、Bの場合と異なり β_{ab} は、サイズが2~3 μ m、3~5 μ m、5~10 μ mと大きくなる と桁違いに高くなった。これは固形粒子に対する β_{ab} と同じ特性 である。 β_{ab} のろ過時間に対する変化は少ないが、 β_{23} が若干の 上昇傾向なのに対し β_{510} は若干の低下傾向であった。

図8に同じメチルセルロース水溶液をフィルターCの2枚重ねで定 速ろ過したときの、ろ過時間に対する β_{ab} と差圧を示した。フィ ルターC単独の時と同様に差圧上昇は見られなかった。 β_{ab} は フィルターを重ねた分上昇し、 β_{23} 、 β_{35} 、 β_{510} の間には1桁 から2桁の開きが生じた。 β_{ab} のろ過時間に対する変化はほぼ無 かったので、FilterC(2層)の β_{510} はフィルターA、Bのろ過終 盤での β_{510} と同程度になった。



図7:0.5mass%メチルセルロース水溶液ろ過における フィルターC(厚み1.0mm)のβ値と差圧の推移



図8:0.5mass%メチルセルロース水溶液ろ過における 2枚重ねしたフィルターC(厚み2.0mm)のβ値と差圧の推移

図9、図10にゲル状未溶解物が分散した1%濃度メチルセルロ ース水溶液を膜厚1.7mmのフィルターD、膜厚15mmのフィ ルターEにより定速ろ過したときの、ろ過時間に対する β_{ab} と 差圧を示した。前記フィルターCの場合と同様に β_{ab} は、サイ ズが2~3 μ m、3~5 μ m、5~10 μ mと大きくなると桁違い に高くなった。 β_{ab} のろ過時間に対する変化は、 $\beta_{2:3}$ が低下傾 向なのに対し、 $\beta_{5:10}$ には顕著な上昇が見られた。表1の $\beta_{2:3}$ を 比較するとフィルターD、Eは固形粒子に対してはフィルター A、Bより捕捉性能が低いと考えられるが、未溶解物に対する β₅₋₁₀はフィルターA、Bより高い値を示した。なお、β値は ろ液計数値がOになると計算上無限大となり値が決まらない。 図10のupper limitと示した部分はそれである。



図9:1mass%メチルセルロース水溶液ろ過における フィルターD(厚み1.7mm)のβ値と差圧の推移



図10:1mass%メチルセルロース水溶液ろ過における フィルターE(厚み15mm)のβ値と差圧の推移

以上、図5から図10に各フィルターのβ_{ab}をろ過時間とともに示したが、膜厚0.06mmのフィルターA、膜厚0.24mmのフィルター Bの挙動が膜厚1mm以上のその他フィルターと大きく異なった。 膜厚の厚いフィルターでは、サイズが大きいほど高いβ値を示し 確実に捕捉されたのに対し、薄いフィルターではサイズの効果が 顕れず大きいサイズのβ値が頭うちとなった。β値の挙動はフィ ルターA、Bに捕捉された未溶解物が完全にはフィルター内で保持 されず、一部の塊が流体中に放出されフィルターを通過したこと を示唆するものと考えられる。厚い膜厚のフィルターでは、捕捉 未溶解物の放出があっても下流側のろ材中で再捕捉されるため通 過が難しいことが考えられる。

2) 差圧の影響

図11にフィルターA、B、D、Eのβ₂₃を差圧に対して示した。 なお、フィルターCは差圧上昇が無かったため省いた。フィル ターA、Bのβ₂₃は差圧が高いほど低く、差圧の影響があると 考えられる。フィルターD、Eのβ₂₃にも差圧に対して低下傾 向が見られた。



図11:メチルセルロース水溶液のろ過において 差圧がフィルター A, B, D, Eのβ値に及ぼす影響

4. 終わりに

ゲル状未溶解物が分散したメチルセルロース水溶液を、膜厚の 異なる5種類のフィルターによりろ過、計数を行い、各フィル ターの捕捉性能についてβ値を指標として検討したところ、膜 厚0.24mm以下のフィルターで未溶解物サイズが大きくても β値が上がらず頭うちになる(サイズが大きくても完全には阻 止されない)現象が確認された。膜厚1mm以上のフィルター は、固形粒子のろ過と同様にサイズが大きいと桁違いにβ値が 上がっており、ゲル状未溶解物の確実な捕捉には膜厚が重要な 役割を果たしていると考えられた。またβ値は、差圧の影響に より低下することがわかった。

以上のとおり、メチルセルロース水溶液をフィルターに通液、 連続計数する方法は、ゲル状未溶解物の捕捉挙動、至適なフィ ルター構造を検討する上で有効であった。ゲル状未溶解物の分 離除去に高性能を発揮するフィルターを提供するためにさらに 知見を積み重ねたい。

参考文献

1) 名倉茂広、中村紳一郎、恩田吉郎: "セルロースエーテル水溶液の 熱可逆的ゲル化に伴う温度-粘度挙動", 高分子論文集, 38, 133-137 (1981)



詳しい内容につきましてご質問がありましたら、 下記までお問い合わせください。

【マイクロエレクトロニクス事業部】 TEL.03-6901-5700