

カーボンニュートラルと循環型社会の実現に貢献する電気絶縁油の再生技術の構築

■ 北村 英里子 ■ 栗原 二三夫

Eriko Kitamura Fumio Kurihara

近年、環境への対応に向けられる関心が大きくなっています。脱炭素社会やカーボンニュートラル、循環型社会の構築に向けた取り組みは必要不可欠である。この潮流は油入絶縁機器を使用する電気絶縁油の分野においても同様で、海外では電気絶縁油品質の国際規格が改正され、未使用絶縁油と再生絶縁油で品質上の区別ではなく同等に扱われるようになった。一方、国内では再生絶縁油の適用はまだ盛んではないが、環境配慮への潮流、さらに国際規格への整合促進なども考慮すると、国内においても電気絶縁油再生と再生絶縁油の利用は広がっていく可能性がある。

そこで、使用済み絶縁油の再生処理と再生絶縁油の利用に関する研究に取り組み、知見を得たので紹介する。

1 はじめに

近年、環境への対応に向けられる関心が大きくなっています。カーボンニュートラルに向けた取り組みは必要不可欠である。このような流れは、油入電気機器の絶縁媒体として使用される電気絶縁油の分野においても同様である。電気絶縁油におけるカーボンニュートラルへの取り組みとして、生分解性電気絶縁油⁽¹⁾の適用、そして、電気絶縁油の再利用が挙げられる。これらは、電気絶縁油ライサイクルの中での電気絶縁油由来する二酸化炭素排出量の削減に大きく貢献できると考えられる。

生分解性電気絶縁油に関しては、海外では未使用の天然エステルに関する品質規格（IEC 62770:2013）、改質・混合エステルに関する品質規格（IEC 63012:2013）に加え、天然エステルが使用されている電気機器のメントナンスと使用に関するガイドライン（IEC 62975:2021）が発行されている⁽¹⁾。また国内では、生分解性電気絶縁油がJIS品質規格として制定（JIS C2390:2019）され、電気絶縁油使用機器への適用が進んでいる。

電気絶縁油の再利用に関しては、海外では2020年に未使用の電気絶縁油品質の国際規格であるIEC 60296が改正され、未使用絶縁油と再生絶縁油で品質上の区別はなくなり、同等に扱われるようになった。また、再生絶縁油の適用状況としては、例えばアメリカ合衆国オハイオ州に再精製工場を持つHydrodec Group plcでは、日本の電気絶縁油需要の半分以上に相当する年間4万トンもの再精製絶縁油を供給している。また、ヨーロッパでは使用済み絶縁油の輸入、そして、輸入した使用済み絶縁油を再精製した電気絶縁油を輸出する動きもある。さらに、変電所の変圧器に移動式の電気絶縁油再生システムを設置し、絶縁油をリフレッシュさせるサービスも普及しているため、ヨーロッパでの使用済み絶縁油の廃棄量は減少傾向にある⁽²⁾。

一方、国内では再生油からPCB⁽²⁾が検出されたことをきっかけに、1990年以降は使用済み絶縁油を再利用しなくなつたが、近年では電気絶縁油の再生と再生絶縁油の変圧器への適用に関する事例が出てきている⁽³⁾。カーボンニュートラルへの潮流、さらに国際規格への整合促進や、2027年3月末をもってPCB汚染機器の処理が完了することなどを考慮すると、国内においても電気絶縁油の再生と再生絶縁油の利用は広がっていく可能性がある。このため東光高岳では、電気絶縁油の再生に関する技術や、再生された電気絶縁油の長期安定性に関する研究に取り組んでいる。

使用済み絶縁油を再生する方法は、機械的方法（ろ過や遠心分離ほか）や、吸着法（酸化劣化による生成物を吸着剤へ吸着し除去する方法）、化学的方法（硫酸処理や水素化処理ほか）などが挙げられる⁽⁴⁾。その中でも、電気絶縁油特性への品質要求を満たすレベルで回復・改善でき、かつ、石油精製レベルのプラントを必要としない吸着法に着目して検証を行っている。今回、電気絶縁油の再生方法と、再生処理により得られる再生油の特性やその挙動について知見を得たので報告する。

2 再生処理条件の検討

2.1 試料とした電気絶縁油

再生処理の条件検討にあたり、模擬劣化油を使用した。模擬劣化油は、ステンレスタンク内に市販の電気絶縁油（JIS C2320:2010 1種2号油）を銅線や絶縁紙などの変圧器材料とともに、実変圧器内での使用比率で密封し、空気の加圧供給を実施しながら、120°Cで加熱して加速劣化させたものである。

2.2 吸着剤の選定

電気絶縁油の再生処理に適した吸着剤を選定するため、模擬劣化油中の劣化成分の除去性能に関する検証を行った。吸着剤として活性白土⁽³⁾、活性アルミナ、モレキュラーシーブ4A、陰イオン交換樹脂の4種を使用した。活性白土や活性アルミナはすでに石油の精製工程や変圧器油の劣化防止剤として使用実績がある。また、その他の吸着剤として活性白土や活性アルミナとは成分の異なる多孔質のゼオライトや高分子化合物を選定した。検証は、ビーカーの中へ模擬劣化油とともに一定量の吸着剤を入れて攪拌、ろ過して各特性を評価した。各吸着剤の検証結果を表1に示す。

表1 各吸着剤で処理した再生油の特性

吸着剤	色相	酸価	電気特性	総合評価
活性白土	○	○	○	○
活性アルミナ	△	△	—	△
モレキュラーシーブ4A	×	×	—	×
陰イオン交換樹脂	×	×	—	×

酸価はその値が低下するほど良好な特性として評価する項目であるが、モレキュラーシーブ4Aと陰イオン交換樹脂では酸価の低下がみられなかったことから、劣化生成物を除去できなかったと考えられる。一方で、活性白土や活性アルミナでは酸価が低下し、電気絶縁油の再生処理に効果があつたが、活性白土の方が再生処理の効果が高かったことから、吸着剤として活性白土を選定した。

2.3 再生処理の条件検討

次に、活性白土を使用した再生処理条件を検討した。模擬劣化油に対し、再生処理において一般的に使用される吸着剤量である⁽⁴⁾5 wt%の活性白土を温調条件下で接触させると、電気絶縁油の特性が向上したことを見認めた。さらに、再生処理前の電気絶縁油の色相は茶色であつたのに対し、再生処理することで脱色され、新油と同様な色相となった。なお、1段階の再生処理では電気絶縁油特性を十分に改善させるために再生処理時間を長くする必要があったが、2段階以上の処理（吸着剤を途中で交換）を行うことで、短時間で十分な電気絶縁油特性が得られた。本検討をもとに、再生処理検証装置での処理条件は表2とした。

表2 再生処理条件

項目	内容
吸着剤の使用量	劣化油に対して約5 wt%（各段階で吸着剤は新しいものに取りかえる）
油温	60°C以上
処理の段数	2段階以上

3 検証装置による模擬劣化油の再生処理効果の検証

3.1 再生処理に使用した検証装置

再生処理装置での再生処理工程における特性変化と再生油の電気絶縁油特性を検証するため、検証装置を用いた再生処理検証を実施した。図1に検証装置の外観を示す。

図1 検証装置

本装置は真空脱気槽に貯留した電気絶縁油を昇温・保温しながら循環し、吸着剤槽へ通液し吸着剤と接触させるバーコレーション法⁽⁴⁾としている。検証にあたっては、真空脱気槽へ導入した劣化油を真空脱気しながら60°Cに昇温し、保温しながら吸着剤槽へ循環した。吸着剤槽の出口には、市販の導電率センサを設置し、再生処理中の電気絶縁油の導電率の変化を測定し、この挙動から再生処理の終点を判断した。

3.2 検証装置による模擬劣化油の再生処理

表2で示した再生処理条件で検証装置を使用して再生処理を行い、その効果を確認した。各段階で再生処理を行った試料油を採取し、酸価・誘電正接・体積抵抗率を測定した。測定はJIS C2101:2010電気絶縁油試験方法に準拠した。その結果を図2に示す。なお、各特性の測定結果は再生処理前の模擬劣化油の値を1としたときの変化率を記載した。

表2 再生油の特性の変化傾向（吸着剤量：約5 wt%）

再生処理により各種特性は向上し、新油レベルに近い特性が得られた。さらに、再生油に対してJIS C2320の品質項目のすべてを試験し、規格値を満足することを確認した。しかしながら、今回の再生処理条件では十分な再生効果は得られたものの、処理時間は合計で24時間以上もの時間を要することがわかつた。これは、再生処理温度や吸着剤量などの再生処理条件のほか、模擬劣化油と吸着剤の接触方法などの影響があると考えられる。本装置のようなバーコレーション法の場合、装置運用が簡素化できる一方で、コンタクト法⁽⁵⁾に比べ、処理時間が長くなる傾向を示している。

3.3 吸着剤量を増やした場合の処理時間への影響検証

吸着剤量を増やした場合、油と吸着剤の接触面積の増加により油中の劣化成分の吸着が促進され、同装置での吸着再生処理をより短時間化できる可能性がある。そこで吸着剤量を模擬劣化油に対して約10 wt%とし、3.2と同様に検証を行った。その結果を図3に示す。なお、各特性の測定結果は再生処理前の模擬劣化油の値を1としたときの変化率を記載した。

表3 再生油の特性の変化傾向（吸着剤量：約10 wt%）

再生処理により各種特性は向上し、新油レベルに近い特性が得られた。さらに、再生油に対してJIS C2320の品質項目のすべてを試験し、規格値を満足することを確認した。なお、各測定結果は再生処理前の模擬劣化油の値を1としたときの変化率を記載した。

表4 導電率の経時変化

導電率センサの出力は、経時的に低下し、ある一定の値で安定化する挙動を示した。これは、電気特性を低下させる劣化油中の劣化成分が吸着剤によって除去される様子が、リアルタイムにモニタされていると推察できる。このことから、再生処理の終点は導電率センサで実施可能であり、また処理時間などの再生処理条件を検討する際の参考となる。

3.4 再生処理における導電率センサの挙動

3.3で実施した再生処理における導電率センサの出力（導電率）を図4に示す。なお、再生処理開始時点での導電率を1としたときの値を示した。

しかしながら、実際の再生処理では導電率が初期より急激に低下する傾向がある。これは、吸着剤によって油中の劣化成分が除去される過程で、導電率が低下するためである。この挙動は、吸着剤量を増やすことで緩和されるが、それでも導電率が低下する傾向が残る。

表5 繰り返し再生処理による各特性の変化傾向

この結果、複数回の再生処理を行った再生油でも、酸価や誘電正接などの特性が劣化する傾向がある。これは、吸着剤によって油中の劣化成分が除去される過程で、導電率が低下するためである。この挙動は、吸着剤量を増やすことで緩和されるが、それでも導電率が低下する傾向が残る。

3.5 繰り返し再生処理による各特性の変化傾向

一度再生処理した模擬劣化油の再生油は新油とそん色ない特性が得られた。さらに、再生油に対してJIS C2320の品質項目のすべてを試験し、規格値を満足することを確認した。しかし、再生油の導電率が初期より急激に低下する傾向がある。これは、吸着剤によって油中の劣化成分が除去される過程で、導電率が低下するためである。

今後、これらの課題解決を図ることで、模擬劣化油の再生処理をより短時間化できる可能性がある。このため、吸着剤量を増やすことで緩和されるが、それでも導電率が低下する傾向が残る。

3.6 実器使用油の再生可否

実器で使用された電気絶縁油でも同様に再生処理可能かを確認する目的で、実器で使用された変圧器から採取した実器使用油に対して、模擬劣化油と同様に表2の条件で再生処理を行った。その結果を図6に示す。なお、各測定結果は再生処理前の実器使用油の値を1としたときの変化率を記載した。

表6 実器使用油の再生処理結果

