次世代燃料サイクルのための高レベル廃液調整技術開発

(受託者)独立行政法人日本原子力研究開発機構

(研究代表者)森田泰治 原子力基礎工学研究部門

(再委託先)国立大学法人東北大学、国立大学法人京都大学、

財団法人電力中央研究所、国立大学法人大阪大学

(研究開発期間)平成21年度~23年度

1. 研究開発の背景とねらい

次世代燃料サイクルにおいて再処理の対象となる高速炉燃料では、現状の軽水炉使用済燃料に 比べ白金族元素(ルテニウム(Ru)、ロジウム(Rh)、パラジウム(Pd))の量が増えるとともに、燃 料溶解時にはモリブデン(Mo)ーテクネチウム(Tc)-Ru-Rh-Pdの合金が主成分とされる不溶解残 渣の発生量が増大する。現在の再処理ではこの不溶解残渣を高レベル廃液と混合した上で、ガラ ス固化しているが、ガラスの均一性維持やガラス溶融時の操作性に悪影響を与えるとされており、 将来は別途処理することが必要になると考えられる。高レベル廃液中に溶解したPd、Ruについて も同様であり、イエローフェーズを生成する限界濃度の低いMoとともに、これらの元素の分離と 不溶解残渣個別処理によって高レベル廃液のガラス固化を容易にすることができる。

本事業では、U、Pu分離後の高レベル廃液からのMo、Pd、Ruの分離技術及び不溶解残渣の高度処 理技術を開発した。分離技術開発では、複雑な挙動を取るこれら3元素の溶存状態分析技術を開発 すると共に、分離法開発効率化に役立たせるためPdの有機相における錯形成に関する熱力学基礎 データを取得した。不溶解残渣の高度化処理技術開発では、模擬不溶解残渣を用いた試験等によ る不溶解残渣の性状評価、実不溶解残渣を用いて洗浄法検討、新たな不溶解残渣固化法開発を実 施した。

2. 研究開発成果

(1) Mo-Pd-Ru分離技術開発

① Mo抽出分離技術開発

a. 酸性抽出剤による分離プロセス開発

Moの抽出分離では、酸性リン酸エステル抽出剤であるHDEHP(ジー2-エチルヘキシルリン酸:図1) による抽出分離プロセスを検討した。バッチ抽出試験により、Moと共にZrが抽出されること、Y の分配比が比較的高くこれを抽出しない条件の探索がポイントであること、Moは過酸化水素で、 Zrはシュウ酸で逆抽出可能であること等を明らかにした。これを基にミキサセトラによる連続抽 出試験を行い、元素の分離挙動を把握した。この試験では、Mo,Zr等について必ずしも十分な抽 出率、逆抽出率が得られなかったが、抽出プロセスのシミュレーション解析技術を確立し、この 解析により最適条件を求めることができ、抽出分離プロセスとして十分成立すると評価した¹⁾。 b. CHON抽出剤開発 C_2H_5 C_2H_5

Mo分離の代替抽出剤開発としてのリン(P)含まない抽 出剤、即ちCHON抽出剤の開発では、DEHDO(5,8-ジエチル -7-ヒドロキシ-6-ドデカノンオキシム:図2)を検討した。

文献情報に基づき、合成法、精製法を確立し、抽出性DEHDO anti体の精製品(白色結晶)を得た。 DEHDOはドデカンに可溶である。これを用いたバッチ抽出試験の結果、DEHDOはMo, Zr, Pd以外の 核分裂生成物を抽出しないこと、ただ、Moの抽出は可能であるものの、逆抽出が困難であること



図1 HDEHP の構造

 $CH_3(CH_2)_3CH - CHCH(CH_2)_3CH_3$

HON OH 図 2 DEHDOの構造 等を明らかにした。DEHDOは、元素選択性、Pを含まない点等魅力のある抽出剤であるが、逆抽出 が困難であることから繰り返し使用が不可能であると考えられる。

② Pd抽出分離技術開発

a. 最適抽出系開発

Pdの抽出分離では、当初計画による長鎖ケ トンーモノアミド抽出剤による分離と、Mo分 離で検討対象となったDEHDOによる抽出分離 法について検討した。抽出系基礎データ取得 では、ナノカロリーメータシステムによるこ れまで適用例の少ない有機相中での熱量滴定 法を確立し、長鎖ケトンーモノアミド抽出剤 系で2つの抽出剤の協同効果と抽出に伴うエ ンタルピー利得との相関を見出した。DEHDO 抽出系では、Pd抽出が非常に大きな発熱反応





であること(図3)、即ちDEHDO-Pd錯体は非常に安定であり、これがPdの逆抽出を困難にしていること、Pdの抽出化学種がPd濃度により変化している可能性があることを示した。

b. 分離プロセス開発

当初の計画による長鎖ケトンーモノアミド抽出剤によるPd抽出では、2つの抽出剤の協同効果が 観測されるもののPdの抽出分配比が十分大きな値とはならず、適用は困難であることを明らかに した。代わって検討したDEHDOでは、Pdに対する選択性が非常に高いこと、しかし、Moの場合と同 様に逆抽出に課題があることを示した。逆抽出についてはガス発生があるものの亜硝酸を用いれ ば可能であることを見出し、この逆抽出工程を含むミキサセトラによる連続抽出試験を実施し、 Pdの抽出、逆抽出を確認した。この逆抽出法ではDEHDO自身が変化していることが考えられ、この 点は詳細な検討が必要である。

③ Ru電解酸化分離技術開発

Ru電解酸化分離では、最適電 解条件、電解槽の大容量化、揮 発したRuO₄の湿式及び乾式回収 等を検討した。電解の際の沈殿 生成を抑制することがポイント であり、そのための最適条件を 明らかにすると共に²⁾、1L規模 の電解試験によりRu揮発分離を 確認した。湿式回収ではNaOHや ギ酸の溶液の使用が効率的であ ること、乾式回収では回収部の 温度を200℃以上に保持するこ





とで99%以上の回収が可能であること(図4)等を明らかにした。乾式回収法はこれまでほとんど検討されてこなかった画期的な手法であり、波及効果も大きいと考えられる。

④ 溶存状態分析技術開発

Mo, Pd, Ruの溶存状態分析技術開発 では、透過型吸光分光分析法により、 Pdの硝酸錯体の生成定数の算出³³等を 行うと共に、反射型吸光分光分析法に ついては適用性、適用範囲拡大のため の要件を明らかにした⁴⁾。反射型吸光 分析法は、オンライン分析への適用が 考えられる。電気化学測定では3元素共 存系で試験し(図5)、3元素が共存して も個々の錯生成には変化が生じないこ



図5 Pd, Mo, Ruを含む3M硝酸溶液中でのCV

とを明らかにした。以上により、元素共存系溶液へ適用可能な分析手法を開発した。

⑤ 分離技術総合試験

ー連の分離プロセスの総合試験では、Mo, Pdの抽出分離プロセスとして、プロセス概念1として てHDEHPによるMo(及びZr)分離-DEHDOによるPd分離の2段階分離法と、プロセス概念2として DEHDOによるMoとPdとを同時に分離する方法を検討した。プロセス概念1では、HDEHP抽出法につ いて、製品溶液処理の低コスト化が課題であるが、シミュレーション解析によるプロセス設計も 可能であり、実用化に大きな障害はないと考えられる一方、DEHDO抽出法においてはPdの選択的分 離が可能であるが、逆抽出が困難であり、DEHDO自身の変化等まだ基礎的にも検討すべき点が多い という得失がある。プロセス概念2では、MoとPdを同時に分離できるという利点があるが、逆に MoとPdを分離できず、またプロセス概念1の場合の同じくDEHDOについてまだ検討すべき点が多く、 また繰り返し使用が不可能と考えられるDEHDOの消費量がPd単独分離の場合と比べて多くなると いう得失がある。Mo, Pdの抽出分離の後にRuを電解酸化分離するが、両プロセスとの間に濃縮工

程の付加がRu除去率向上ため に必要であること、有機物の 十分な洗浄が必要であること を示した。

総合的に判断し、プロセス 概念1の方が現実的と考えら れ、図6に示すように、①HDEHP 抽出によるMo及びZrの分離-②DEHDO抽出によるPd分離-③有機物洗浄、濃縮・脱硝-④電解酸化法によるRu分離 (+乾式回収)の一連の工程が 適切と考えられる。



(2) 不溶解残渣高度化処理法開発

① 不溶解残渣の性状及び溶解挙動解析

不溶解残渣の性状評価では、燃料の燃焼に伴う白金族元素等の生成量を評価すると共に、これ

までの報告例を調査して、不溶解残渣合金成分主要5元素の割合は、Mo:20~30%、Tc:5~10%、Ru:40 ~60%、Rh:10~15%、Pd:10~20%であること、燃料中の生成量に対する不溶解残渣への移行率は、

Mo:15~30%、Tc:30~40%、Ru:50~60%、Rh:40~60%、 Pd:15~35%であること等を評価した。溶解挙動解析 では、模擬不溶解残渣組成と加熱3M硝酸に対する溶 解性との関係を実験的に調べ、Pd含有率増加は残渣 の溶解性をあげ(図7)、逆にRu含有率の増加は溶解を 抑制すること等を明らかにした。燃料溶解槽に供給 される合金の組成と粒径及び滞留時間により、合金 の溶解量と排出される不溶解残渣の組成が決定され ることになる。



② 不溶解残渣洗浄法検討

不溶解残渣洗浄法検討では、実際の使用済燃料を少量溶解して得た不溶解残渣を用いて試験を 行い、上記主要5元素による合金の他に固体成分として混入する可能性のあるZr-Moの沈殿に対し てはシュウ酸による洗浄が有効なこと、この際Puに対する洗浄効果も見出され、α放射性核種に 対する除染効果も期待できること等を明らかにした。ホットセル内で行った試験管レベルの洗浄 試験では、不溶解残渣へのα放射性核種混入量は洗浄により約1/50以下となった。

③不溶解残渣固化技術開発

不溶解残渣固化法検討として、初めに煆焼法について模 擬不溶解残渣合金成分を用いて試験したが、空気中、アル ゴン雰囲気下、いずれも条件下においても強固な固化体を 得ることはできなかった。空気中での煆焼ではMoの揮発も 観測された。しかし、不溶解残渣合金成分をAl₂0₃のような 安定酸化物との複合材料として固化することは可能である こと、高レベル廃液より分離したPd(Pd金属或いはPd0)及び



図 8 加圧焼結による固化体作成例 Mo₃Ru₅Rh₁Pd₁+3Pd+15/4(RuO₂)

Ru(Ru0₂)と共に不溶解残渣を固化する場合には必ずしもA1₂0₃等の固化助剤は必要ないことを明らかにした。図8に固化体作成例を示す。ただし、いずれの場合においても、常圧焼結では安定化固化体とすることはできず、加圧焼結が必要である。以上により、不溶解残渣合金成分と分離回収したPd及びRuとの一括固化法を開発した。

<u>3. 今後の展望</u>

実用化に向けて、HDEHPによるMo抽出分離では製品溶液の効率的処理法開発が、DEHDOによるPd 抽出分離ではDEHDO製造の低コスト化が、Ru電解分離ではメンテナンスを考慮した電解装置の設計 が必要であると考えられる。不溶解残渣の洗浄、固化においても装置開発が必要である。

<u>4. 参考文献</u>

- 1) 森田泰治, 他, JAEA-Research 2012-031 (印刷中) (2012).
- 2) S. Sato, et al., J. Nucl. Sci. Technol., 49 (2) 182-188 (2012).
- 3) T. Fujii, et al., J. Radioanal. Nucl. Chem., 290 (2) 475-478 (2011).
- 4) T. Fujii, et al., Accepted for publication in J. Radioanal. Nucl. Chem., (2012).