



comportement d'éléments d'intérêts en milieux de fluorures fondus; application à la séparation :







Université de Toulouse



Les équipements



Cellules / Fours





référence stable en milieux fluorures

- * 8 fours (200 à 1200 °C)
- * 8 potentiostats (10 A)
- * 4 boites à gants
- * 1 salle dédiée à l'étude des actinides (U, Th)

Atelier NEEDS- LYON-2-02-2017



Électrode tournante







Les outils d'analyses



MEB-EDS

ICP-AES

Analyseur O-N-H



LGC Visualisation par radioscopie in-situ



Chaine d'imagerie X



Bulle de CO₂ sur anode C bain cryolitique 1000°C





Procédés Electrochimiques et Sels Fondus

3 principaux axes de recherches

✓ Données physico-chimiques / thermodynamiques :

- validation des données existantes
- détermination de données

✓ Processus cathodiques : métaux, composés, alliages

- séparation /extraction pour le retraitement (nucléaire)
- nouveaux matériaux (carbures, nitrures, borures...)
 - (électro)raffinage
 - traitement de surface

✓ Processus anodiques

- Anode inerte
- Corrosion en milieux fondus



LGC Procédés d'extraction par voie pyrochimique:





Comportement électrochimique d'éléments en milieux fluorures :

Exemple de Th

Exemple de Zr





Comportement électrochimique d'éléments en milieux fluorures

Exemple de U

Voltammogramme cyclique (100 mV/s⁻¹) sur Ag et Au à 750°C Voltammogramme cyclique (100 mV/s⁻¹) sur Au à 750°C











2 types de mécanisme de réduction des éléments étudiés

- 1 étape : La, Nd, Pr, Ce, Gd, Dy, Er
- 2 étapes : Sm, Eu, Yb

Comportement électrochimique d'éléments en milieux fluorures :

Synthèse : échelles des potentiels en réduction :



Extraction des lanthanides par électrolyse sur cathode inerte impossible en présence de ThF₄

Utilisation d'électrodes réactives :

Principe: Formation d'un alliage entre l'élément à déposer et l'électrode (solide ou liquide) plus noble. $Ln^{x+} + x e^- = Ln$ $Ln^{x+} + x e^- + y M = LnM_y$ (M : métal réactif : Ni, Cu, Bi, Sb...) $E_{métal} = E_0 + \frac{RT}{nF} ln \left(\frac{a_{Ln^{x+}}}{a_{Ln(métal)}} \right)$ $E_{alliage} = E_0 + \frac{RT}{nF} ln \left(\frac{a_{Ln^{x+}}}{a_{Ln(alliage)}} \right)$ $a_{Ln(alliage)} < 1$ $E_{(métal)} < E_{(alliage)}$ $b_{Ln(alliage)} < 1$ $E_{alliage} = E_0 + \frac{RT}{nF} ln \left(\frac{a_{Ln^{x+}}}{a_{Ln(alliage)}} \right)$ $a_{Ln(alliage)} < 1$ $E_{(métal)} < E_{(alliage)}$ AE inertedépolarisation ΔE réactive7





- de l
- Formation d'alliages



échelles des potentiels expérimentaux en réduction sur électrodes inerte et Ni :





Exemple de Th sur Bi

Voltammogrammes cycliques sur Bi à 840°C



Cathode de Bi après electrolyse (100 mA pour 30 min) dans LiF-CaF₂



Une étape de réduction de Th(IV) avant réduction de Li⁺ sur Bi .

dépolarisation sur Bi :

ThF₄: $\Delta E \simeq 0.5 V$ LiF: $\Delta E \simeq 1.00 V$



Atelier NEEDS- LYON-2-02-2017



-réduction de NdF₃ pas observée sur nappe de Bi avant réduction de Li⁺
-nécessité de diminuer le potentiel de réduction de Li⁺ sur Bi pour extraire Nd



Atelier NEEDS- LYON-2-02-2017



Evolution du potentiel de la nappe de Bi en fonction de la quantité de Li réduite :



16



Faisabilité de l'extraction de Nd sur Nappe de Bi



Diminuer le potentiel de réduction de Li par augmentation de la teneur en Li dans Bi

Déterminer s'il y dépolarisation de la réduction de Nd dans Bi

Extraction de Nd lorsque potentiel de réduction de Nd sur Bi < potentiel de réduction de Li sur Bi

Extraction de Nd: potentiel < -1.7V et x_{Li} dans Bi > 0.35





Essais d'extraction de Nd par électrolyse dans LiF-LiCl-NdF₃ à 850°C sur nappe de Bi

Q (C)	x _{Li}	x _{Nd}
230	0,2	traces
300	0,31	0,02
900	0,6	0,04

Résultats

Efficacité de l'extraction de Nd très faible Fraction de Li minimum pour extraction de Nd sur Bi: x_{Li}=0,2

Potentiel de réduction de Nd sur Bi ~ -1,55V/Pt Dépolarisation de la réduction de Nd sur Bi-Li ~0,15 V







Etude de la corrosion en milieux fluorures



Outils pouvant être mis en œuvre pour des études de comportement de matériaux

- contrôle du potentiel redox du bain par gestion du rapport

EuF₃/EuF₂ UF₄/UF₃

Exemple pour UF₄/UF₃

- Cinétique de reduction de U⁴⁺ par U: $[U^{4+}]/2$ en 2.5h (1.6 10⁻² cm²/cm³)

- Domaine de contrôle du rapport U(IV)/U(III) : 1<ratio<100

M. Gibilaro, L. Massot, P. Chamelot, "A way to limit the corrosion in the Molten Salt Reactor concept: the salt redox potential control", Electrochimica Acta, 160, 209-213 (2015)

- électrode de référence

Université

- électrode tournante (influence d l'hydrodynamique des sels)

Atelier NEEDS- LYON-2-02-2017