

# Projet MIRE : Piégeage du Ruthénium gazeux en situation accidentelle dans un réacteur nucléaire

Safouene Kerkoub Master 2 Risques Environnementaux et Sûreté Nucléaire

#### Introduction

Dans les centrales nucléaires, la démarche de sûreté en fonctionnement normal ou accidentel, repose sur trois principes : maîtriser la réactivité, assurer le refroidissement du cœur et confiner les matières radioactives. Le 28 Mars 1979, le cœur du réacteur n°2 de la centrale de Three Mile Island aux Etats-Unis entra en fusion, provoquant des rejets directs à l'atmosphère de gaz radioactifs tels que l'Iode 131 et le xénon 133 qui furent non capturés par des filtres. À la suite de cet accident, de nouvelles réflexions se sont portées sur le confinement des substances radioactives liquides et gazeuses en cas d'accident. De ce fait, en 1981, le principe de mise en place des procédures ont pour objectif, en cas de fusion du cœur, de limiter les relâchements de produits radioactifs à l'extérieur de l'enceinte de confinement. Parmi ces procédures, « U5 » a pour objectif d'éviter la défaillance de l'enceinte de confinement par surpression, tout en procédant à des rejets filtrés. Ceci engendrant l'ajout de ligne de ventilation filtrée (FCVS). Afin d'optimiser ces FCVS, plusieurs études ont été menées sur le piégeage de certains gaz (lode, Ruthénium) présentant des risques sanitaires importants.

		<b>Optimisation des FCVS :</b>			
<b>1986</b> Ajout de FCVS à tous les REP	<b>1986-1995</b> Exigences supplémentaires suite à la	<b>2003-2008</b> Exigences complémentaires suites aux 3e	<b>2011-2013</b> <i>Evaluations complémentaires de</i>	sûreté 💛	<b>2013</b> Projet MIRE
Français	aecision a installation au FCVS	reexamens de surete des REP		IU	
<ol> <li>Maintenir la pression de confinement</li> <li>Limiter les rejets radioactifs</li> </ol>	<ol> <li>Evaluation du risque de combustion d'hydrogène dans le système FCVS</li> <li>Evaluation du risque d'aérosols radioa</li> </ol>	Etude sur le piégeage d'iode	1.Résistance aux aléas 2.Limitation des risques de combustion de l'hydrogène	1. Etude su espèces	ur la remise en suspension des absorbés et sur les oxydes d'iode

(lode, Ruhtéhinum)

Masse Molaire: 165,1 g/mol

Forme très volatil du Ru, à partir de 7°C

♦ État liquide  $\rightarrow$  Point d'ébulition: 135 °C

**Deux types de filtres testés :** 

 $RuO_4(g)$  n'est pas disponible dans le commerce

Solubilité dans l'eau : 21,6 g/l à 25°C

Densité: 3,29 g/cm<sup>3</sup>

présent dans les filtres à sables, induit par le fort niveau de radioactivité.

HRuO<sub>5</sub>

RuO₄

RuO<sub>4</sub>

10 11 12 13

RuO<sub>4</sub>

Fig.2 : Diagramme de Pourbaix du ruthénium

RuO<sub>2</sub>,xH<sub>2</sub>O

2. Etude sur l'efficacité des filtres à sable, métallique vis-à-vis de:  $\rightarrow$  lode  $\rightarrow$  CH<sub>3</sub>I et I<sub>2</sub>

- ➢ Ruthénium → RuO₄
- 3. Etude sur le développement de nouveaux FCVS à base de matériaux poreux et notamment deux types de média filtrants: Zéolites à l'argent
- Structures type MOF (Metal Organic Framework)

### Filtre Métallique

- Premier élément filtrant dans la ligne de dépressurisation du FCVS
- En acier inoxydable de la marque PALL <sup>®</sup>

I. Propriétés physiques et chimiques du Tétroxyde de Ruthénium (RuO<sub>4</sub>)

 $\bigstar$  État solide (cristaux jaunes)  $\rightarrow$  Point de fusion: 25,4 °C I Point d'ébulition: 40,0 °C

- Composé de 92 éléments filtrants (« cartouches »)
- $\rightarrow$  L= 800 mm D= 60 mm de diamètre chacune
- Une filtration totale en surface de 33 m<sup>2</sup>

Fig.3 : Filtre métallique PALL ®(1)

# Filtre à Sable

- Deuxième élément filtrant dans la ligne de dépressurisation du FCVS
- Support utilisé est une colonne de verre avec les bords poreux
- ✤ Le sable utilisé est tamisé → taille des grains entre 500 et 710 mm

#### Fig.4 : Filtre à sable sur montage (1)



## II. Tests de rétention du ruthénium sous forme de RuO<sub>4</sub>



<u>Objectif : Déterminer les meilleures conditions pour le piégeage du RuO<sub>4</sub> (g)</u>

<u>1. Génération de RuO₄(g) :</u>

Ozonation poudre hydratée de dioxyde de ruthénium ( $RuO_2 \times H_2O$ )

 $\rightarrow$  RuO<sub>2</sub> + 2/3O<sub>3</sub>  $\rightarrow$  RuO<sub>4</sub>

#### **2.** Modification des conditions des tests :

- Différentes hauteurs de colonne de verre
- Différentes épaisseurs de sable
- *Régulation de Température*  $\rightarrow$  *C*ordes chauffantes
- Mesure de Température  $\rightarrow$  Thermocouple
- *Régulation de Vitesse du gaz*  $\rightarrow$  Ajout de gaz neutre (argon)
- Contrôle de vitesse  $\rightarrow$  Contrôlé par un débitmètre calibré pour « Ar »
- *Régulation d'Humidité →* Injection de vapeur dans le flux de gaz via un générateur de vapeur

Filtre à sable :

Filtre métallique

### III. Résultats et interprétations

Ru SF1 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1Ru SF2 T°ambiante Gaz sec v=10cm.s-1Ru SF3 T=100°C Gaz sec v=1cm.s-1Ru SF4 T=100°C Gaz sec v=10cm.s-1Ru SF5 T°ambiante Gaz sec v=10cm.s-1Ru SF6 T=100°C Gaz sec v=10cm.s-1000Ru SF7 T=100°C Gaz + vapeur v=1cm.s-1Ru M1 T=100°C Gaz sec v=1cm.s-1Ru M2 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1Ru M3 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1Ru M4 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1Ru M3 Caz + vapeur Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1Ru M4 Caz + vapeur v=0.3cm.s-1	Ru SF1 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1Ru SF2 T°ambiante Gaz sec v=10cm.s-1Ru SF3 T=100°C Gaz sec v=1cm.s-1Ru SF4 T=100°C Gaz sec v=10cm.s-1Ru SF5 T°ambiante Gaz sec v=10cm.s-1Ru SF4 T=100°C Gaz sec v=10cm.s-1Ru SF5 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1Ru SF4 T=100°C Gaz sec v=10cm.s-1Ru SF5 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1Ru SF6 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1Ru SF6 T=100°C Gaz sec v=1cm.s-1Ru SF6 T°ambiante Gaz sec T°ambiante T°ambiante T°ambiante T°ambiante Gaz sec V=1cm.s-1Ru SF6 T°ambiante Gaz sec T°ambiante T°ambiante T°ambiante T°ambiante T°ambiante T°ambiante T°ambiante T°ambiante Gaz sec T°ambiante	<ul> <li>Ru SF1 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1</li> <li>Ru SF2 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1</li> <li>Ru SF3 T=100°C Gaz sec v=1cm.s-1</li> <li>Ru SF4 T=100°C Gaz sec v=10cm.s-1</li> <li>Ru SF5 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1</li> <li>Ru SF7 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1</li> <li>Ru M3 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1</li> <li>Ru M4 T=120°C Gaz sec v=0.3cm.s-1</li> <li>Gaz sec</li> <li></li></ul>	Nu SF1 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1       Ru SF2 T°ambiante Gaz sec v=10cm.s-1       Ru SF3 T=100°C Gaz sec v=10cm.s-1       Ru SF4 T=100°C Gaz sec v=10cm.s-1       Ru SF5 T°ambiante Gaz sec v=10cm.s-1       Ru SF5 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1       Ru SF6 T=100°C Gaz sec v=1cm.s-1         Nu       SF7 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1       Ru M2 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1       Ru M3 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1       Ru M4 T=120°C v=0.3cm.s-1 Pré-oxydation       T=120°C v=0.3cm.s-1 Gaz sec	Fac	teur de dé	contamin sa	ation pour able et filtr	différente e métalliq	es conditi ue	ons sur fil
Ru SF7Ru M1Ru M2Ru M3Ru M4T=100°CT°ambianteT=100°CT=100°CT=120°CGaz + vapeurGaz secGaz + vapeurGaz + vapeurv=0.3cm.s-1v=1cm.s-1v=0.3cm.s-1v=0.3cm.s-1v=0.3cm.s-1Gaz sec	Ru SF7 T=100°C Gaz + vapeur v=1cm.s-1 Ru M1 T°ambiante Gaz sec v=0.3cm.s-1 Ru M2 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1 Ru M3 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1 Ru M3 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1 Pré-oxydation	000       Ru SF7 T=100°C Gaz + vapeur v=1cm.s-1       Ru M1 T°ambiante Gaz sec v=0.3cm.s-1       Ru M2 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1       Ru M3 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1       Ru M4 T=120°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1         100	1000 Ru SF7 T=100°C Gaz + vapeur v=1cm.s-1 Ru M1 T°ambiante Gaz sec v=0.3cm.s-1 Ru M2 T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1 Pré-oxydation Ru M4 T=120°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1 Gaz sec Pré-oxydation		Ru SF1 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1	Ru SF2 T°ambiante Gaz sec v=10cm.s-1	■Ru SF3 T=100°C Gaz sec v=1cm.s-1	Ru SF4 T=100°C Gaz sec v=10cm.s-1	Ru SF5 T°ambiante Gaz sec v=1cm.s-1	Ru SF6 T=100°C Gaz sec v=1cm.s-1
$T=100^{\circ}C$ $T=100^{\circ}C$ $T=100^{\circ}C$ $T=100^{\circ}C$ $T=120^{\circ}C$ $T=1$	T=100°C T°ambiante T=100°C T=100°C T=120°C Gaz + vapeur Gaz sec Gaz + vapeur Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1 v=1cm.s-1 v=0.3cm.s-1 v=0.3cm.s-1 Gaz sec Pré-oxydation	000       T=100°C       T°ambiante       T=100°C       T=100°C       T=120°C         Gaz + vapeur       Gaz sec       Gaz + vapeur       Gaz + vapeur       v=0.3cm.s-1         v=1cm.s-1       v=0.3cm.s-1       v=0.3cm.s-1       Gaz sec       Pré-oxydation         100	000       T=100°C       T°ambiante       T=100°C       T=120°C         Gaz + vapeur       Gaz sec       Gaz + vapeur       Gaz + vapeur       v=0.3cm.s-1         v=1cm.s-1       v=0.3cm.s-1       v=0.3cm.s-1       Gaz sec       Pré-oxydation         100       100       100       100       100       100		■Ru SF7	Ru M1	■Ru M2	Ru M3	Ru M4	
Pre-oxydation		100	100	000	T=100°C Gaz + vapeur v=1cm.s-1	T°ambiante Gaz sec v=0.3cm.s-1	T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1	T=100°C Gaz + vapeur v=0.3cm.s-1 Pré-oxydation	T=120°C v=0.3cm.s-1 Gaz sec	
100										
100				10						

# 3. Calcul du facteur de décontamination (DF): $DF = \frac{[RuO 4] * amont}{[RuO 4] * amont}$ [RuO 4] aval

Rétention de RuO<sub>4</sub>(g)  $\rightarrow$  très faible pour **T**= [25-100 °C] :

Avec vapeur d'eau et à **T=100°C** (Ru SF7):

 $(0,7 < DF \le 2,1)$ 

**DF : +0.5** par rapport à (Ru SF3)

Ru SF4 et 6 (T°C identique, Gaz sec, V différents)  $\rightarrow$  Même DF

-> Humidité et vitesse n'ont pas une grande influence sur la

rétention du RuO₄(g)

- Ru SF10 (Medium colonne 40cm) Lit de sable de 30 cm, T=120 °C → Forte rétention (DF ≈ 4000)

- Ru SF11 (Medium colonne 40cm) Lit de sable de 30 cm, T=80°C → Très faible rétention (DF ≈ 1)
- Ru SF12 : Gradient thermique entre le lit de sable (T =25°C) et le flux de gaz (T=100 °C)
- $\rightarrow$  Pas de rétention de RuO<sub>4</sub> (DF  $\approx$  1)



#### Conclusion

Dans le cadre du Projet MIRE deux paramètres influençant la rétention du RuO<sub>4</sub>(g) ont été déterminés: la température (rétention du ruthénium optimale pour t = 120°C) et la présence d'un milieu à forte surface spécifique (~ 0,1m<sup>2</sup>/g comme un lit sable ou filtre métallique). Ce dernier favorise le piégeage du RuO<sub>4</sub>(g) par adsorption (dans le filtre à sable), entrainant sa décomposition en RuO<sub>2</sub>(s)(1-2). En cas de fusion du cœur d'un réacteur, la température dans l'enceinte de confinement et dans les FCVS est de minimum 90°C (7), il est donc difficile de s'assurer qu'une rétention du RuO<sub>4</sub>(g) aura lieu. De ce fait, dans le cadre du projet MIRE, des études de matériaux poreux (zéolithe, charbons actifs, MOFs) pour le piégeage du RuO<sub>4</sub>(g) sont en cours . Ces matériaux pourraient être favorables à la rétention du RuO<sub>4</sub>(g) indépendamment de la décomposition du ruthénium, qui est un processus très influencé par la température.

#### Bibliographie

- > (1) Nerisson, P., Hu, H., Paul, J.F. et al. Filtration tests of gaseous ruthenium tetroxide by sand bed and metallic filters. J Radioanal Nucl Chem 321, 591–598 (2019)
- (2) H. SAINTE CLAIRE DEVILLE and H. DEBRAY, C. R. Acad. Sci., 80, 457 (1875)
- (3) Zhuravlev. LC The surface chemistry of amorphous silica. Zhuravlev model. Colloids Surf Physicochem Asp 173:1–38 (2000)



# VIII<sup>ème</sup> édition du forum RESNUC

(4) Jacquemain.D - OECD/NEA/CSNI status report on fltered containment venting, NEA/CSNI/R(2014) (2014)

> (5) Beard AM, Benson CG, Newland MS - Late phase source term phenomena: transport and speciation experiments. AEAT/R/ NS/0601 report (2002)

(6) Kepak F, Koutova S, Kocirik M, Zikanova A - Removal of RuO4 vapors on natural clinoptilolite. J Radioanal Nucl Chem 159(2):317–334 (1992)

> (7) Christian MUN, Laurent CANTREL - ÉTUDE DE LA CHIMIE DU RUTHÉNIUM dans l'enceinte de confinement en cas d'accident grave IRSN (2007)





