KfK 4198 April 1987

# Untersuchungen zum Einfluß von Brandprodukten auf die Abscheidung von Radioiod mit Aktivkohlen

H. Deuber, V. Giraud Laboratorium für Aerosolphysik und Filtertechnik

# Kernforschungszentrum Karlsruhe

### KERNFORSCHUNGSZENTRUM KARLSRUHE

## Laboratorium für Aerosolpyhsik und Filtertechnik

KfK 4198

Untersuchungen zum Einfluß von Brandprodukten auf die Abscheidung von Radioiod mit Aktivkohlen

H. Deuber, V. Giraud

Das diesem Bericht zugrundeliegende Vorhaben wurde mit Mitteln des Bundesminister des Innern (Förderungskennzeichen: SR 302) gefördert. Die Verantwortung für den Inhalt der Veröffentlichung liegt bei den Autoren.

Kernforschungszentrum Karlsruhe GmbH, Karlsruhe

## Als Manuskript vervielfältigt Für diesen Bericht behalten wir uns alle Rechte vor

Kernforschungszentrum Karlsruhe GmbH Postfach 3640, 7500 Karlsruhe 1

## ISSN 0303-4003

.

## <u>Untersuchungen zum Einfluß von Brandprodukten auf die</u> <u>Abscheidung von Radioiod mit Aktivkohlen</u>

## Kurzfassung

Es wurden Untersuchungen zum Einfluß von gasförmigen Brandprodukten aus relevanten, in Kernkraftwerken verwendeten Materiali-(CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I) en auf die Abscheidung Methyliodid von an kommerziellen imprägnierten Aktivkohlen durchgeführt. Die Ergebnisse zeigen, daß mit Iodfiltern großer Bettiefe (Verweilzeit: > s) bei Einsatz der üblicherweise verwendeten imprägnierten 0,5 Aktivkohlen eine ausreichend hohe Rückhaltung von Radioiod erreicht wird. Dies gilt auch bei starker Beaufschlagung mit gasförmigen Brandprodukten.

## Investigations on the Influence of Combustion Products on the Retention of Radioiodine by Activated Carbons

### Abstract

Investigations were performed on the influence of gaseous combustion products from relevant materials used in nuclear po-(CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I) plants on the retention of methyl iodide by wer impregnated activated carbons. It is concluded that commercial iodine with large bed depths (residence filters of time: > 0.5 s), when containing a usually employed impregnated activated carbon, a sufficiently high retention of radioiodine should be achievable even with a high challenge of gaseous combustion products.

#### a A second

## Inhaltsverzeichnis

|     |   | Seite |
|-----|---|-------|
| 1.  | Einleitung                              | - 1   |
| 2.  | Relevante Materialien und Brandprodukte | 2     |
| 3.  | Experimentelles                         | 3     |
| 4.  | Ergebnisse                              | 6     |
| 4.1 | Abscheidung von Radioiod                | 6     |
| 4.2 | Weitere Untersuchungen                  | 23    |
|     |   |       |
| 5.  | Zusammenfassung                         | 27    |
| 6.  | Literatur                               | 28    |

## Verzeichnis der Tabellen

- Tab. 1 Parameter der Tests mit  $CH_3^{131}I$
- Tab. 2 Abscheidegrad von 207B (KI) für CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I bei verschiedenen Typen und Mengen der Brandprodukte
- Tab. 3 Abscheidegrad von 207B (TEDA) für CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I bei verschiedenen Typen und Mengen der Brandprodukte
- Tab. 4 Abscheidegrad von 208C (KI) und 208C (TEDA) für CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I bei verschiedenen Typen der Brandprodukte bei einer Menge von 1 g
- Tab. 5 Organische Brandprodukte der eingesetzten Materialien

Verzeichnis der Abbildungen

Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei ver-schiedenen Brandproduktmengen (207B (KI)):

| Abb. | 1 | PVC-Kabel   | Seite | 12 |
|------|---|-------------|-------|----|
| Abb. | 2 | FRNC-Kabel  | 11    | 12 |
| Abb. | 3 | Mineralöl   | 11    | 13 |
| Abb. | 4 | Dekontfarbe | 11    | 13 |

Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei ver-schiedenen Brandproduktmengen (207B (TEDA)):

| Abb. | 5 | PVC-Kabel   | Seite | э 14 |
|------|---|-------------|-------|------|
| Abb. | 6 | FRNC-Kabel  | 11    | 14   |
| Abb. | 7 | Mineralöl   | 11    | 15   |
| Abb. | 8 | Dekontfarbe | **    | 15   |

|      |    | Durchlaßgra<br>gen: | d bei | verschiedenen | Brandproduktmen- |
|------|----|---------------------|-------|---------------|------------------|
| Abb. | 9  | 207B (KI)           |       | Seit          | te 16            |
| Abb. | 10 | 207B (TEDA)         |       | "             | 16               |

Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei ver-schiedenen Brandproduktmengen (208C (KI)):

| Abb. | 11 | PVC-Kabel   | Seite | 17 |
|------|----|-------------|-------|----|
| Abb. | 12 | FRNC-Kabel  | **    | 17 |
| Abb. | 13 | Mineralöl   | 11    | 18 |
| Abb. | 14 | Dekontfarbe | 11    | 18 |

Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei ver-schiedenen Brandproduktmengen (208C (TEDA)):

| Abb. | 15  | PVC-Kabel   | Seite | 19 |
|------|-----|-------------|-------|----|
| Abb. | 16  | FRNC-Kabel  | 11    | 19 |
| Abb. | 1'7 | Mineralöl   | 11    | 20 |
| Abb. | 18  | Dekontfarbe | 11    | 20 |

١.

- V -

|              |          | Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei ver-<br>schiedenen Brandproduktmengen und Spülzeiten<br>(PVC-Kabel): |
|--------------|----------|---|
| Abb.<br>Abb. | 19<br>20 | 207B (KI) Seite 21<br>207B (TEDA) " 21  |
|              |          | Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei ver-<br>schiedenen HCl-Mengen und Spülzeiten:                        |
| Abb.<br>Abb. | 21<br>22 | 207B (KI) Seite 22<br>207B (TEDA) " 22  |
|              | v        | nu Wont dog wäggnigen Tytrolytog von Altivlychlo  |

pH-Wert des wässrigen Extraktes von Aktivkohlebetten bei Beaufschlagung mit gasförmigen Brandprodukten (PVC-Kabel, HCl):

.

| Abb. | 23 | 207B | (KI)   | Seite<br>" | 26 |
|------|----|------|--------|------------|----|
| Abb. | 24 | 207B | (TEDA) | "          | 26 |

## 1. Einleitung

In der Literatur werden zahlreiche Untersuchungen zum Einfluß verschiedener Faktoren auf die Abscheidung von Radioiod an imprägnierten, in Iodfiltern von Kernkraftwerken eingesetzten Aktivkohlen beschrieben /1, 2, 3/. Entsprechende Untersuchungen zum Einfluß von Brandprodukten waren jedoch nicht bekannt /4/, obwohl im Falle eines Feuers in einem Kernkraftwerk dieser Einfluß von Bedeutung sein kann.

In diesem Bericht wird auf Untersuchungen zum Einfluß von gasförmigen Brandprodukten aus vier relevanten, in Kernkraftwerken verwendeten Materialien auf die Abscheidung von Methyliodid  $(CH_3^{131}I)$  an vier kommerziellen imprägnierten Aktivkohlen eingegangen. Es ist darauf zu verweisen, daß auch andere organische Iodverbindungen, die schwerer abscheidbar sind /5/, im Falle eines Feuers in einem Kernkraftwerk gebildet werden können, z.B. durch Reaktion von elementarem Iod  $(I_2)$  mit Brandprodukten. Die Beeinflussung der Abscheidung von elementarem Iod selbst sollte im vorliegenden Zusammenhang vernachlässigt werden können /6/. Feuer in Iodfiltern, die zu einer Freisetzung von Radioiod führen können, lagen außerhalb des Bereiches unserer Untersuchungen.

## 2. Relevante Materialien und Brandprodukte

Wie in vielen industriellen Anlagen ist in einem Kernkraftwerk das Inventar brennbarer Materialien erheblich. Im vorliegenden Zusammenhang sind nur die brennbaren Materialien relevant, die sich in Räumen befinden, die mit Iodfiltern entlüftet werden. Solche Räume sind z.B. die Anlagenräume in Druckwasserreaktoren. Relevante Materialien sind Kabel mit Isolationsmaterialien, insbesondere PVC und FRNC\*-Materialien. Außerdem müssen Schmiermittel (Mineralöle) und Dekontfarben (Expoxydharze) in Betracht gezogen werden /4/.

Die aus den genannten Materialien entstehenden Brandprodukte hängen vom Typ des Materials und den Brandbedingungen ab. Abgesehen von Kohlenoxiden, Kohlenwasserstoffen und Wasser, die allgemein entstehen, wird Chlorwasserstoff (HCl) in großen Anteilen bei der Verbrennung von PVC-Kabeln freigesetzt. Bei FRNC-Kabeln können Säuren wie Essigsäure entstehen. organische Bei Mineralölen können, zusätzlich zu verdampftem Öl, Schwefeloxid und Stickoxide in kleinen Anteilen freigesetzt werden. Im Falle der Expoxydharze ist mit der Erzeugung von Aminen und Blausäuren zu rechnen. Diese Verbindungen können aus Nebenbestandteilen (z.B. Härtern) entstehen.

Beaufschlagung von Iodfiltern mit Brandprodukten Bezüglich der im Falle eines Brandes in einem Kernkraftwerk können keine realistischen allgemeinen Zahlen angegeben werden. Zur Illustration sei folgendes Beispiel angegeben, das sich auf einen deutschen Druckwasserreaktor bezieht. Es wird angenommen, daß das Inventar an PVC-Kabeln im Containment 10.000 kg beträgt und daß die Hälfte verbrennt. Die größte Abluftfilteranlage mit Iodfiltern für einen Durchsatz von etwa 130.000  $m^3/h$  bei einer Verweilzeit von 1 s enthält etwa 20.000 kg Aktivkohle. Falls diese Iodfilter alden Brandprodukten aus den PVC-Kabeln des Containments so mit beaufschlagt würden, betrüge die Beladung 0,25 g Brandprodukte Aktivkohle oder 25 %. Offensichtlich können mit anderen pro g Annahmen andere Zahlen errechnet werden.

\* flame retardent, non-corrosive

## 3. Experimentelles

Als Repräsentanten für relevante, in Kernkraftwerken verwendete Materialien wurden folgende zur Erzeugung von Brandprodukten verwendet:

- a) ein PVC-Kabel;
- b) ein FRNC-Kabel;
- c) ein Mineralöl;
- d) eine Dekontfarbe.

Die Materialien wurden in einer genormten Verbrennungsapparatur verbrannt /7/.

Als Repräsentanten für in Iodfiltern von Kernkraftwerken eingesetzte imprägnierte Aktivkohlen wurden folgende eingesetzt:

- a) 207B (KI);
- b) 207B (TEDA);
- c) 208C (KI);
- d) 208C (TEDA).

Das Grundmaterial der ersten beiden Aktivkohlen ist Steinkohle, das der anderen beiden Aktivkohlen Kokosnußschale. Die Korngröße aller Aktivkohlen war 8 – 12 mesh /8/. Die Imprägnantien waren, wie angegeben, entweder KI oder TEDA. In den Iodfiltern deutscher Kernkraftwerke wird vorwiegend 207B (KI) eingesetzt.

Die Rückhaltung von  $CH_3^{131}I$  an den Aktivkohlen wurde mit unserer Standard-Testapparatur bestimmt /3/.

Im einzelnen wurde, wie im folgenden beschrieben, vorgegangen. Zuerst wurde das Aktivkohlebett (bestehend aus 20 Teilbetten) über Nacht in der Testapparatur mit Feuchtluft konditioniert. Dann wurde es in der Verbrennungsapparatur während einer Zeit von i.allg. 0,1 h mit Brandprodukten beaufschlagt. Die Verbrennung wurde bei 700 <sup>O</sup>C in einem Luftstrom durchgeführt. Vor dem

Aktivkohlebett wurde der Luftstrom verdünnt (so daß die Luftgewar wie schwindigkeit so groß im nachfolgenden Test mit  $CH_3^{131}I$ ) und durch ein Glaswollefilter geleitet. I.allg, direkt danach, nach Wiedereinstellung der Testbedingungen, wurde die in der Testapparatur mit  $CH_3^{131}I$  beaufschlagt, eben-Aktivkohle falls während 0,1 h. In einigen Fällen wurde, zur Untersuchung Einflusses der Dauer der Brandprodukteinwirkung, CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I des 20 h nach Beladung mit Brandprodukten eingeleitet. (Die "Spülzeit" betrug 20 h.) Weitere Daten der Tests mit CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I finden sich in Tab. 1.

Wie in Tab. 1 angegeben, betrug die Menge des verbrannten Materials 0,1, 1 oder 10 g. Folglich war die maximale Beladung nominell etwa 0,1 g Brandprodukte pro g Aktivkohle und somit in der in Kap. 2 berechneten Größenordnung. Ein großer Teil der nicht gasförmigen Brandprodukte wurde vom Glaswollefilter (und von der Rohrwand) zurückgehalten. Dieser Effekt scheint jedoch von geringer Bedeutung für die Rückhaltung von  $CH_3^{131}I$  zu sein, wie durch Vergleichstests mit und ohne Glaswolle gezeigt wurde.

Zum Vergleich wurden auch Tests mit 1 g HCl durchgeführt. Wie erwähnt, entsteht diese Verbindung bei der Verbrennung von PVC. Außerdem wurde die Rückhaltung von CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I an nicht mit Brandprodukten beaufschlagten (frischen) Aktivkohlen bestimmt.

Zusätzlich zu den beschriebenen Untersuchungen wurden einige Messungen zur Bestimmung der organischen Brandprodukte auf den Aktivkohlebetten durchgeführt. Dazu wurden die  $CCl_4$ -Extrakte der Aktivkohlebetten massenspektrometrisch untersucht. Außerdem wurden die pH-Werte /9/ und die Cl<sup>-</sup>-Konzentrationen der H<sub>2</sub>O- Extrakte der Aktivkohlebetten nach Beaufschlagung mit Brandprodukten aus dem PVC-Kabel bzw. nach Beladung mit HCl bestimmt.

- 4 -

<u>Tab. 1:</u> Parameter der Tests mit  $CH_3^{131}I$ 

| Parameter                               | Einheit        | Wert           |
|---|----------------|----------------|
| Temperatur                              | о <sup>С</sup> | 30             |
| relative Feuchte                        | %              | 70             |
| lineare Luftgeschwindigkeit             | cm/s           | 50             |
| Bettiefe <sup>a</sup>                   | cm             | 50             |
| Verweilzeit                             | S              | <b>1</b>       |
| Vorströmzeit                            | h              | <u>&gt;</u> 16 |
| Einleitzeit <sup>b</sup>                | h              | 0,1            |
| Nachströmzeit <sup>C</sup>              | h              | 2              |
| eingeleitete Brandprodukte <sup>d</sup> | g              | 0; 0,1; 1; 10  |
| eingeleitetes <sup>131</sup> I e        | mCi            | 0,1            |
| eingeleitetes <sup>127</sup> I e        | mg             | 1              |

a 20 Betten von 2,5 cm Tiefe (Gewicht: je ca. 5 g)

<sup>b</sup> jeweils für Brandprodukte und CH<sub>3</sub>I (Einleitung der Brandprodukte i.allg. direkt vor der des CH<sub>3</sub>I

° nach Einleitung des CH<sub>3</sub>I

d verbranntes Material

e als CH<sub>3</sub>I

## 4. Ergebnisse

## 4.1 Abscheidung von Radioiod

Dieses Kapitel enthält die Ergebnisse der Untersuchungen zum Einfluß der in Kap. 3 genannten Brandprodukte auf die Abscheidung von CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I an den in Kap. 3 aufgeführten Aktivkohlen. Die Testparameter sind in Tab. 1 enthalten. Die Ergebnisse werden i. allg. in Form des Durchlaßgrades für CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I präsentiert.

Die Abb. 1 bis 8 zeigen den Durchlaßgrad der Aktivkohlen 207B (KI) und 207B (TEDA) als Funktion der Bettiefe bei verschiedenen Brandproduktmengen. Ohne Beaufschlagung mit Brandprodukten (Menge: O g) wurde der in der gewählten Darstellung übliche lineare Abfall des Durchlaßgrades mit steigender Bettiefe gefunden. Für Brandproduktmengen von 0,1 g waren die Durchlaßkurven ebenfalls fast linear. Verglichen mit den frischen Aktivkohlen war der Durchlaßgrad in einigen Fällen etwas höher, insbesondere bei 207B (TEDA).

Für die Brandproduktmengen von 1 und 10 g waren die Durchlaßkurven nicht linear: flach bei kleinen Bettiefen und steil bei großen Bettiefen. I.allg. waren bei großen Bettiefen die Durchlaßkurven fast parallel zu den Durchlaßkurven der frischen Aktivkohlen. Wie aus Alterungsuntersuchungen bekannt /10, 11/, entspricht diese Form der Durchlaßkurven einer Abnahme der Einwirkung auf die Aktivkohle bei steigender Bettiefe, mit einer vernachlässigbar kleinen Einwirkung bei großer Bettiefe im Falle paralleler Durchlaßkurven.

Die Abb. 1 bis 8 zeigen, daß bei gleicher Brandproduktmenge bei großen Bettiefen (≥ 12,5 cm) die Zunahme des Durchlaßgrades für alle Brandprodukte ähnlich war, sowohl bei 207B (KI) als auch bei 207B (TEDA). Bei der höchsten Beaufschlagung betrug die Zunahme des Durchlaßgrades meistens 1 bis 2 Größenordnungen, mit einer Tendenz zu niedrigeren Werten für 207B (KI) und höheren Werten für 207B (TEDA).

Für kleine Bettiefen wird ein Überblick in den Abb. 9 und 10 gegeben. Diese zeigen den Durchlaßgrad von 207B (KI) bzw. 207B (TEDA) bei einer Bettiefe von 5 cm für verschiedene Mengen und Typen der Brandprodukte. Wie ersichtlich, war die Einwirkung der Brandprodukte aus dem PVC-Kabel am stärksten. Bei 207B (KI) lag der Durchlaßgrad bei der maximalen Beaufschlagung zwischen 70 und 80 % im Falle der Brandprodukte aus dem PVC-Kabel und zwischen etwa 20 und 40 % im Falle der Brandprodukte aus den anderen Materialien. Bei 207B (TEDA) waren die entsprechenden Werte 60 bis 70 % bzw. 30 bis 40 %. (Der höhere Wert bei den Brandprodukten aus dem Öl könnte auf einem experimentellen Fehler beruhen).

Die starke Einwirkung der Brandprodukte aus dem PVC-Kabel bei kleinen Bettiefen ist auch aus den Tab. 2 und 3 ersichtlich, die die Abscheidegrade der ersten fünf Betten 207B (KI) bzw. 207B (TEDA) bei verschiedenen Typen und Mengen der Brandprodukte enthalten.

Aus allen bei 207B (KI) und 207B (TEDA) bei kleinen und großen Bettiefen erzielten Ergebnissen geht hervor, daß i.allg. die Brandprodukte aus dem PVC-Kabel einen starken Einfluß über eine geringe Bettiefe ausübten, die anderen Brandprodukte jedoch einen schwächeren Einfluß über eine größere Bettiefe, mit einer resultierenden Zunahme des Durchlaßgrades von ähnlicher Größenordnung bei großen Bettiefen.

Bei den Aktivkohlen 208C (KI) und 208C (TEDA) war, soweit Ergebnisse vorliegen, die Zunahme des Durchlaßgrades durch die Einwirkung der Brandprodukte ähnlich der bei 207B (KI) und 207B (TEDA) beobachteten Zunahme. Die Ergebnisse waren den bei 207B (TEDA) erzielten am ähnlichsten. (s. Abb. 11 bis 18 und Tab. 4).

Wie erwähnt, wurde in einigen Tests das CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I nicht direkt nach der Beladung mit Brandprodukten, sondern nach 20stündigem Spülen eingeleitet. Einige Ergebnisse sind in den Abb. 19 und 20 dargestellt. Es ist ersichtlich, daß im untersuchten Bereich die Dauer der Einwirkung der Brandprodukte aus dem PVC-Kabel von nur geringer Bedeutung war, sowohl für 207B (KI) als auch für 207B (TEDA).

Die Ergebnisse der Vergleichstests mit HCl werden in den Abb. 21 und 22 gezeigt, sowohl ohne als auch mit 20stündigem Spülen nach dem Einleiten des HCl. Ohne Spülen war bei großen Bettiefen der Durchlaßgrad ähnlich dem bei gleicher Brandproduktmenge erzielten (vgl. Abb. 1 bis 8). Bei kleinen Bettiefen war der Durchlaßgrad jedoch viel höher. Bei einer Bettiefe von 5 cm betrug der Durchlaßgrad etwa 90 % bei 207B (KI) und etwa 60 % bei 207B (TEDA). Ähnliche Werte wurden nur bei viel höheren Brandproduktmengen aus dem PVC-Kabel beobachtet (vgl. Abb. 9 und 10).

Der Einfluß HCl war also stark, aber nur über eine kleine des Bettiefe, so wie es prinzipiell bei den Brandprodukten aus dem PVC-Kabel der Fall war. Es ist zu schließen, daß HCl ein wesentlicher Faktor bei der Einwirkung der Brandprodukte aus dem PVC-Kabel auf die Abscheidung von  $CH_3^{131}I$  an Aktivkohlen darstellt. Dieses Einklang mit weiteren Untersuchungen ist in (s. Kap. 4.2).

Tab. 2: Abscheidegrad von 207B (KI) für CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I bei verschiedenen Typen und Mengen der Brandprodukte (Testbedingungen : Tab. 1)

| Brandprodukt <sup>a</sup> |           | Abscheidegrad einzelner Betten (%) <sup>b</sup> |        |        |        |        |
|---------------------------|-----------|---|--------|--------|--------|--------|
| Тур                       | Menge (g) | Bett 1  | Bett 2 | Bett 3 | Bett 4 | Bett 5 |
| keines                    | -         | 70  | 67     | 69     | 62     | 63     |
| PVC-Kabel                 | 0,1       | 63  | 65     | 67     | 67     | 69     |
|                           | 1,0       | 21  | 55     | 60     | 51     | 60     |
|                           | 10,0      | 5   | 21     | 43     | 55     | 57     |
| FRNC-Kabel                | 0,1       | 63  | 69     | 69     | 72     | 73     |
|                           | 1,0       | 47  | 63     | 64     | 66     | 65     |
|                           | 10,0      | 43  | 46     | 52     | 55     | 55     |
| Mineralöl                 | 0,1       | 66  | 71     | 68     | 62     | 62     |
|                           | 1,0       | 51  | 62     | 70     | 69     | 71     |
|                           | 10,0      | 48  | 54     | 53     | 55     | 57     |
| Dekontfarbe               | 0,1       | 65  | 70     | 74     | 74     | 75     |
|                           | 1,0       | 52  | 58     | 63     | 63     | 65     |
|                           | 10,0      | 32  | 37     | 42     | 46     | 52     |

a Typ und Menge des verbrannten Materials

b Numerierung der Betten in Strömungsrichtung; Verweilzeit pro Bett: 0,05 s

- 9

I

Tab. 3: Abscheidegrad von 207B (TEDA) für CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I bei verschiedenen Typen und Mengen der Brandprodukte (Testbedingungen: Tab. 1)

| Brandprodukt <sup>a</sup> |           | Abscheidegrad einzelner Betten (%) <sup>b</sup> |        |        |        |        |
|---------------------------|-----------|---|--------|--------|--------|--------|
| Тур                       | Menge (g) | Bett 1  | Bett 2 | Bett 3 | Bett 4 | Bett 5 |
| keines                    | -         | 82  | 81     | 83     | 84     | 83     |
|                           | 0,1       | 72  | 81     | 83     | 84     | 83     |
| PVC-Kabel                 | 1,0       | 25  | 68     | 75     | 78     | 79     |
|                           | 10,0      | 7   | 29     | 70     | . 73   | 77     |
|                           | 0,1       | 67  | 70     | 82     | 87     | 87     |
| FRNC-Kabel                | 1,0       | 54  | 74     | 78     | 81     | 83 .   |
|                           | 10,0      | 36  | 51     | 62     | 68     | 72     |
| · · · · ·                 | 0,1       | 69  | 76     | 83     | 83     | 86     |
| Mineralöl                 | 1,0       | 57  | 74     | 80     | 83     | 84     |
|                           | 10,0      | 18  | 29     | 45     | 59     | 66     |
|                           | 0,1       | 75  | 84     | 83     | 87     | 84     |
| Dekontfarbe               | 1,0       | 51  | 69     | 75     | 77     | 79     |
|                           | 10,0      | 33  | 48 -   | 70     | 74     | 77     |

<sup>a</sup> Typ und Menge des verbrannten Materials

<sup>b</sup> Numerierung der Betten in Strömungsrichtung; Verweilzeit pro Bett: 0,05 s

- 10 -

Tab. 4: Abscheidegrad von 208C (KI) und 208C (TEDA) für CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I bei verschiedenen Typen der Brandprodukte bei einer Menge von 1 g (Testbedingungen: Tab. 1)

| Aktiv-      | Brand-      | Abscheidegrad einzelner Betten (%) <sup>b</sup> |        |        |        |        |
|-------------|-------------|---|--------|--------|--------|--------|
| KOUTE       | produkt     | Bett 1  | Bett 2 | Bett 3 | Bett 4 | Bett 5 |
|             | keines      | 87  | 87     | 87     | 87     | 88     |
|             | PVC-Kabel   | 27  | 74     | 85     | 87     | 87     |
| 208C (KI)   | FRNC-Kabel  | 62  | 79     | 83     | 85     | 87     |
|             | Mineralöl   | 63  | 75     | 79     | 82     | 85     |
|             | Dekontfarbe | 60  | 81     | 86     | 87     | 90     |
|             | keines      | 85  | 85     | 85     | 85     | 86     |
|             | PVC-Kabel   | 33  | 66     | 85     | 87     | 87     |
| 208C (TEDA) | FRNC-Kabel  | 61  | 80     | 85     | 84     | 86     |
|             | Mineralöl   | 57  | 69     | 73     | 77     | 80     |
|             | Dekontfarbe | 60  | 80     | . 84   | 86     | 84     |

<sup>a</sup> Typ des verbrannten Materials

<sup>b</sup> Numerierung der Betten in Strömungsrichtung; Verweilzeit pro Bett: 0,05 s



0,1s/5cm □ 0 g ○ 10<sup>-1</sup> g △ 10<sup>0</sup> g ⊽ 10<sup>+1</sup> g 20 30 40 50 Bettiefe [cm] MULAFI D8635

207B(KI) CH<sub>3</sub>131<sub>I</sub>

30°C, 70%r.F.

Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei verschiedenen Brandproduktmengen (FRNC-Kabel)

Abb. 1

Abb. 2

- 12 -



bei verschiedenen Brandproduktmengen (Mineralöl)

Abb. 3

Abb. 4

(Dekontfarbe)





207 B (TEDA)

30°C, 70%r.F.

CH3<sup>131</sup>I

Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei verschiedenen Brandproduktmengen (FRNC-Kabel)



Abb. 5



-----



Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei verschiedenen Brandproduktmengen ( Mineralöl )



Durchlaßgrad als Funktion der Bettiefe bei verschiedenen Brandproduktmengen ( Dekontfarbe )

## Abb. 8

Abb. 7

- 15 -

- 16 -





Abb. 9









Abb. 11

Abb. 12

- 17 -





Abb. 14

- 18 -





Abb. 15

19 -





Abb. 17



- 21



#### 4.2 <u>Weitere Untersuchungen</u>

In diesem Kapitel werden die Ergebnisse der in Kap. 3 genannten massenspektrometrischen Untersuchungen sowie der pH- und Cl-Messungen aufgeführt.

Die Ergebnisse der massenspektrometrischen Analysen der von Aktivkohlebetten nach Beaufschlagung  $CC1_{1}$ -Extrakte mit Brandprodukten sind in Tab. 5 zusammengefaßt. Die Ergebnisse beziehen sich auf die kombinierten ersten und zweiten 207B (KI)ersichtlich, waren Alkylderivate des Benzols unter Betten. Wie organischen Brandprodukten aller verwendeter den Materialien. Aus Alterungsuntersuchungen ist bekannt, daß diese (und andere) organische Verbindungen zur Verschlechterung von Aktivkohlen in die Rückhaltung von CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I beitragen /12, 13, 14, bezug auf 15, 10, 11/. Offensichtlich spielten diese Verbindungen auch bei der Einwirkung der Brandprodukte. Die eine wichtige Rolle Ähnlichkeit der Verbindungen ist in Einklang mit der Ähnlichkeit in der Einwirkung der Brandprodukte verschiedener Materialien.

Einige Resultate der pH-Messungen in den H<sub>2</sub>O-Extrakten von Brandprodukte Aktivkohlebetten Einwirkung nach der aus dem PVC-Kabel und nach Beladung mit HCl sind in den Abb. 23 und 24 dargestellt. ist ersichtlich, daß die Extrakte der vorderen  $\mathbf{Es}$ Betten einen reduzierten pH-Wert aufwiesen. Bei den Brandprodukten aus dem PVC-Kabel betrug die Reduktion des pH-Wertes 2 bis 3 Einheiten, bei HCl 6 bis 7 Einheiten, sowohl bei 207B (KI) als auch bei 207B (TEDA). Die stärkere Abnahme des pH-Werts bei HC1 korreliert mit einem stärkeren Einfluß dieser Verbindung auf die Abscheidung von  $CH_3^{131}I$ .

Es ist zu erwähnen, daß eine höhere Cl-Konzentration auch nur in den H<sub>2</sub>O-Extrakten der vorderen Betten gefunden wurde, sowohl bei den Brandprodukten aus dem PVC-Kabel als auch bei HCl. Die Messungen der pH-Werte und der Cl<sup>-</sup>Konzentrationen bestätigen, daß HCl ein wesentlicher Faktor bei der Einwirkung der Brandprodukte aus dem PVC-Kabel auf die Abscheidung von  $CH_3^{131}$ I an Aktivkohlen darstellt. Der Einfluß von sauren Verbindungen ist in diesem Zusammenhang schon früher beobachtet worden /13, 15/.

#### Organische Brandprodukte der eingesetzten Materialien <sup>a</sup> Tab. 5:

| Material         | Hauptverbindungen   |   | Weitere Verbindungen   |  |
|------------------|---|---|--|--|
|                  | aromatische Verbindungen                                  | nicht-arom. Verbindungen  | (Auswahl)  |  |
| PVC-Kabel        | Benzol, Methyl-   | Cycloheptatrien   | Benzol, Chloro-;<br>Naphthalin   |  |
| FRNC-Kabel       | Benzol, Methyl-;<br>Ethyl-                                | Hydroxylamin,<br>Alkyl-;<br>Bicyclooctatrien;<br>Octan, Methyl-;<br>Decen, Methyl-;<br>Naphthalin | gerade und zyklische<br>ungesättigte Kohlen-<br>wasserstoffe (C <sub>6</sub> - C <sub>14</sub> )<br>und deren<br>Alkylderivate |  |
| Mineralöl        | Benzol, Methyl-   |   | Benzol, Alkyl-   |  |
| Dekont-<br>farbe | Benzol, Methyl-,<br>Ethyl-;<br>Benzoldehyd;<br>Benzofuran | Bicyclooctatrien  | Cyclohexen, Alkyl-;<br>Heptan (gerade,<br>zyklisch), Alkyl-  |  |

<sup>a</sup> Organische Produkte im  $CCl_{\mu}$ -Extrakt der kombinierten ersten und zweiten 207B (KI)-Betten nach Beaufschlagung mit Brandprodukten

1 25

E.



bei Beaufschlagung mit gasförmigen Brandprodukten

Abb. 24

## 5. Zusammenfassung

Es wurden Untersuchungen zum Einfluß von gasförmigen Brandprodukten aus vier relevanten , in Kernkraftwerken verwendeten Materialien auf die Abscheidung von Methyliodid (CH<sub>3</sub><sup>131</sup>I) an vier kommerziellen imprägnierten Aktivkohlen durchgeführt. Die zur Erzeugung der Brandprodukte verwendeten Materialien waren ein PVC-Kabel, ein FRNC-Kabel, ein Mineralöl und eine Dekontfarbe. Die Aktivkohlen unterschieden sich im Grundmaterial (Steinkohle oder Kokosnuß) und/oder im Imprägnans (KI oder TEDA).

Es wurde festgestellt, daß bei kleinen Bettiefen (Verweilzeiten: ca. 0,05 s) die Zunahme des Durchlaßgrades durch die Brandprodukte aus dem PVC-Kabel größer war als die durch die anderen Brandprodukte. Bei größeren Bettiefen (Verweilzeiten: ca. 0,25 s) war die Zunahme des Durchlaßgrades bei allen Brandprodukten ähnlich und praktisch unabhängig von der Bettiefe. Die Zunahme des Durchlaßgrades unterschied sich bei den verschiedenen Aktivkohlen nicht in entscheidendem Maße. Bei maximaler Beaufschlagung mit Brandprodukten (nominelle Beladung: 0,1 g Brandprodukte pro g Aktivkohle) betrug i. allg. bei größeren Bettiefen die Zunahme des Durchlaßgrades 1 bis 2 Größenordnungen. Die Brandprodukte enthielten große Anteile an Alkylderivaten des Benzols und, im Falle des PVC-Kabels, Chlorwasserstoff.

Es wurde nachgewiesen, daß mit Iodfiltern großer Bettiefe (Verweilzeit:  $\geq$  0,5 s) bei Einsatz der üblicherweise verwendeten imprägnierten Aktivkohlen eine ausreichend hohe Rückhaltung von Radioiod erreicht wird. Dies gilt auch bei starker Beaufschlagung mit gasförmigen Brandprodukten.

## 6. Literatur

- /1/ HOLLADAY, D. W.; "A Literature Survey: Methods for the Removal of Iodine Species from Off-Gases and Liquid Waste Streams of Nuclear Power and Nuclear Fuel Reprocessing Plants, with Emphasis on Solid Sorbents". ORNL/TM - 6350 (1979).
- /2/ KOVACH, J.L.; "The Evolution and Current State of Radio-Iodine Control". CONF 801 038 (1981) 417.
- /3/ WILHELM, J.G.; "Iodine Filters in Nuclear Installations". Commission of the European Communities, V/2110/83 (1982).
- /4/ GIRAUD, V.; "Die Abscheidung von Iod mit Iodfiltern in Kernkraftwerken bei Bränden (Literaturstudie)." KfK 3867 (1985).
- /5/ KOVACH, J.L.; "Adsorbent Removal Efficiencies for Organic Iodine Compounds". CEC European Conference on Gaseous Effluent Treatment in Nuclear Installations, Luxemburg, 14.-18.10.1985.
- /6/ DEUBER, H.; "Investigations on the Retention of Elemental Radioiodine by Activated Carbons at High Temperatures". Nucl. Technol. 72 (1986) 44.
- /7/ Normenauschuß Materialprüfung im DIN; "Erzeugung thermischer Zersetzungsprodukte von Werkstoffen unter Luftzufuhr und ihre toxikologische Prüfung." DIN 53 436(1981).
- /8/ British Standard Institution; "Specification for Test Sieves". BS 410 (1976).
- /9/ American Society for Testing and Materials; "Standard Test Method for pH of Activated Carbon". ASTM D 3838 (1980).

- /10/ DEUBER, H.; GERLACH, K.; KAEMPFFER, R.; "Investigations on the Aging of Activated Carbons in the Exhaust Air of a Pressurized Water Reactor". Nucl. Techn. 70 (1985) 161.
- /11/ DEUBER, H.; GERLACH, K.; GIRAUD, V.; KAEMPFFER, R.; "Investigations on the Aging of Various Activated Carbons in the Exhaust Air of a PWR over an Extended Period of Time". 19th DOE/NCR Nuclear Air Cleaning Conference, Seattle, 18.-21.8.1986.
- /12 FURRER, J.; KAEMPFFER, R.; WILHELM, J.G.; "Alterung und Vergiftung von Iod-Sorptionsmaterialien in Kernkraftwerken/Aging and Poisoning of Iodine Filters in Nuclear Power Plants". Kerntechnik 18 (1976) 313.
- /13/ KOVACH, J.L.; RANKOVIC, L.; "Evaluation and Control of Poisoning of Impregnated Carbons Used for Organic Iodide Removal". CONF 780 819 (1979) 368.
- /14/ WILHELM, J.G.; FURRER, J.; KAEMPFFER, R.; "Untersuchung zur Ertüchtigung von Iod-Sorptionsfiltern zur Reinigung der Abluft von Kernkraftwerken." KfK 3194 B (1981).
- /15/ DEITZ, V.R.; "Effects of Weathering on Impregnated Charcoal Performance". NUREG / CR-2112 (1981).

An der Durchführung und Auswertung der Messungen waren beteiligt: K. Bleier, E. Decker, M. Dehm, S. Engelhardt, A. Ladanyi und S. Winkler.