文章编号:0253-9950(2003)03-0141-05

氚废气的回收技术研究

龙兴贵,杨本福,曹小华,罗顺忠,彭述明,程贵钧

中国工程物理研究院核物理与化学研究所,四川 绵阳 621900

摘要:采用了高温催化氧化法处理含氚废气。处理过程如下:在干燥氩气(含少量 H₂)的载带下,含氚废气通 过高温催化氧化床转化为氚水,然后用蒸馏水或合适的干燥剂吸收。在 400 ,氧化床穿透之前,Hopcalite 氧 化剂对 H₂ 的氧化效率接近 100%;在 500 ,Hopcalite 氧化床对 HT 的氧化效率大于 99%。实验测定了回收 氚的分子筛在存放过程中,不同规格分子筛的氚释放系数以及存放条件与释放系数的关系。结果表明,3 种 分子筛在吸收氚水后的氚释放系数为(1.9~5.5) ×10⁻⁶ d⁻¹ g⁻¹。其中,4A 钠型分子筛的氚释放系数最 小,5A 钙型分子筛的氚释放系数最大;3 种分子筛在吸收氚水后释放的氚的化学形式绝大部分是氚化水 (HTO),氚气(HT)含量不超过 1.2%;含氚分子筛的贮存气氛对氚的再释放有一定影响,在纯氩气中氚释放 系数比在含 2%氢的氩气中的低。

关键词: 氚气; 氧化; 分子筛; 氚化水 中图分类号: O614.712 文献标识码: A

在加速器氚靶和惯性约束聚变(ICF)氘氚微 球靶的研制和生产工艺中,由于³He 等杂质气体 以及铀床等吸氚贮氚失效等原因,在制靶后铀床 中含有一定量的含氚废气,需要回收处理^[1]。目 前,加速器氚靶生产实验室产生的含氚量较低的 尾气经稀释后直接排入大气,含氚量较高的尾气 主要靠真空玻璃瓶收集贮存。由此累积的大量贮 气瓶给废物保存和加速器氚靶生产实验室的退役 带来了困难;而且,氚尾气未经处理排放至大气以 及贮存的废旧氚靶的自然释氚会给生产场所造成 较大的污染。为保证加速器氚靶和 ICF 氘氚微 球靶生产环境的安全,必须对加速器氚靶生产工 艺尾气和贮存的含氚废气进行处理,并通过对氚 废气回收技术的研究^[2,3],为解决高含氚固体废 物降级处理提供资料。

1 实验部分

1.1 H₂ 的氧化效率测量

1.1.1 主要试剂和仪器 氧化剂: Hopcalite 氧 化剂,粒径为 0.13~0.15 mm,太原新华化工厂

制造。

氧化床参数:床体为石英管,内径 3 mm,装 入粒径为 0.13~0.15 mm 的 Hopcalite 氧化剂 0. 488 g,工作温度为 400 。

色谱测量条件:色谱柱为 5 ①分子筛,炉温: 100 ,检测器温度:100 ,载气:N₂,流量:10.0 mL/min,参比气流量:15.0 mL/min。

1.1.2 实验方法 测量回路如图 1 所示。从气 瓶出来的混合气体经过两个节流管稳压后,进入 试验用氧化床。氧化产物 ——水被分子筛吸附后 进入过滤器除尘,再进入气相色谱仪取样阀,进行 气体组分分析。未被取走的混合气体则经过皂膜 流量计,然后被释放进大气。混合气体被氧化床 处理后,氢的摩尔分数降低,其值由气相色谱仪测 定。通过摩尔分数的变化可以推知氧化床氧化氢 的效率。

1.2 Hopcalite 氧化剂对 HT 的氧化效率

1.2.1 实验条件 氧化床参数:床体为石英管, 内径 18 mm,装入未经研磨的 Hopcalite 氧化剂 10.0 g,物料长度 65 mm,工作温度为 500 。

收稿日期:2002-09-18; 修订日期:2003-01-18 作者简介:龙兴贵(1968 →),男,四川武胜人,副研究员,博士,核燃料与循环专业。



图 1 H₂ 氧化效率测量回路





1.2.2 实验方法 测量回路如图 2 所示。根据 文献[4]将反应堆中子照射过的偏铝酸锂小块(约 1 mg)置于加热管 R(即图 2 内" 2 ")内,以 10 K/min 的升温速率加热,释放出偏铝酸锂中的氚。含 2 %H₂的 Ar 载气以 50 mL/min 的流速将 R 中释 放的氚(主要是 HTO 和 HT)载带,经过乙二醇鼓 泡器 3 和分子筛床 4,除去气流中的氚化水 (HTO),电离室 IC1(即图 2 内" 5 ")测量气流中的 氚含量(读数为 S_1),然后气流经过氧化床,HT 被 氧化成 HTO,反应式为:



图 2 HT 氧化效率测量回路

 Fig. 2
 Measurement loop of HT oxidation efficiency

 一载气(Carrier),2
 释放氚加热管(Heat pipe of tritium ample),3、7

 乙二醇鼓泡器(Gycol sparger),4、8
 分子筛

 床(Molecular formula),5、9
 电离室,(Ioniza

tion chamber ,),6 — 氧化床(Oxidation bed)

气流中的 HTO 经乙二醇鼓泡器和分子筛床 吸收后,电离室 IC2(即图 2 内"9")测量气流中的 氚含量。IC2 的读数 S_2 反映了气流中未被氧化 的 HT 含量。因此,氧化床的氧化效率 可由下 式计算:

$$= (1 - \frac{S_2}{K \cdot S_1}) \times 100 \%_{\circ}$$
 (2)

式中,*S*₁和*S*₂分别是 IC1和 IC2 电离室测得的 电流波形下的峰面积;*K*是量程和灵敏度的校正 因子,经测定为49.6。

1.3 氚的回收

含氚分子筛中氚的再释放系数是氚废物处置 工程设计中最重要的参数之一。本文选择不同规 格的分子筛,测定在存放过程中,含氚分子筛中氚 的再释放系数,并考察氚的再释放与存放条件的 关系。

1.3.1 含氚分子筛的处理 选择 3 种分子筛分 别进行除水处理。即在 300 左右加热并通干燥 气体(流量约 50 mL/min)90 min,密封冷却,称重 后待用。

处理含氚分子筛的实验装置如图 3 所示。处 理后的含氚分子筛样品的参数列入表 1。



图 3 制备含氚分子筛的实验装置

Fig. 3 Device of preparating molecular serves

containing tritium

载气(Carrier), 2 — 流量计(Flow meter),
 玉发器(Evaporator), 4 — 分子筛管(Molecular formula),
 乙二醇鼓泡器(Qycol sparger)

表 1 含氚分子筛杆品的参数

 Table 1
 Parameters of molecular seives containing tritium

分子筛型号 (Type)	$m_{\rm sam}/{ m g}$	A (HTO) _{add} / OBq
4A ,Na-A	8.1	23.7
5A ,Ca-A	8.3	24.0
10X ,Ca-X	7.9	24.0

把经过除水处理后的分子筛样品装入分子筛 管中,在蒸发器中加入浓度为 24.0 GBq/ mL 的氚 化水 1.0 mL,连好通气管线,用加热带将装氚化水的 蒸发器和分子筛管及连接管线加热到 120~140 , 用含2%H2的Ar载气(流量约50 mL/min)将氚 化水蒸汽载带流过分子筛管,载气流最后经二级 乙二醇鼓泡器净化后排放。当观察到蒸发器中的 氚化水蒸发完之后,在蒸发器中再加入约0.2 mL 蒸馏水,蒸干后,取下分子筛管,封闭。制备完成 后,将鼓泡器中的乙二醇取出,用液体闪烁计数器 测量其中的氚含量。加到蒸发器中的氚量减去鼓 泡器中测出的氚量,就得到分子筛样品中吸收的 总氚量。

1.3.2 含氚分子筛中氚的释放系数的测量 在 如图 4 所示的系统内进行测量。将装有制备好的 含氚分子筛样品的敞口玻璃容器装进样品钟罩 (2)中,该钟罩和通气的阀门均由不锈钢制成,以 减少氚的吸附损失。将积累了一定时间的释放气 体用载气吹洗出来,用乙二醇鼓泡器(5)捕集载气 中的 HTO,然后载气流经氧化床(8)时,其中所含 的 HT 成分被氧化成 HTO,再捕集在(9)中。载 气最后经电离室(11)监测后排放。收集在(5)和 (9)的乙二醇中的氚量分别代表载出的氚中的 HTO 成分和 HT 成分,可用液体闪烁计数器测 量,这两种成分的总和即表示释放的氚总量。

为了确保测量结果的准确性,贮存中子管样 品的空间应避免存在橡皮、油脂等含氢物质^[3]。 所以,钟罩(2)和阀门(3)均为全金属件,钟罩法兰 采用无氧铜垫圈。

含氚分子筛中氚的再释放系数^[5,6]定义为: 单位质量含氚分子筛在单位时间里释放的氚量占 分子筛中总氚量的份额。



图 4 分子筛中氚释放量的测量系统

Fig. 4 Measurement system of tritium release from molecular seives

1 ——载气(Carrier), 2 ——钟罩(Bell canopy), 3 ——金属阀门(Metal valve), 4 ——分子筛床样品(Molecular formula sample),

5、9——乙二醇鼓泡器(Clycol sparger),6、10——分子筛床(Molecular formula bed),7——体积瓶(Volume bottle),

8——氧化床(Oxidation bed),11——电离室(Ionization chamber)

2 结果和讨论

144

2.1 Hopcalite 氧化剂对 H₂ 的氧化效率

Hopcalite 氧化剂对 H₂ 的氧化效率测量结果 示于图 5。从图 5 可以看出,在本实验条件下,在 氧化床穿透之前,Hopcalite 氧化剂的氧化效率接 近 100 %。当氧化床的氧化效率大幅度下降时, 取出物料,称重后物料损失 0.103 g,按反应:

$$CuO + H_{2(g)} = Cu + H_2O_{(g)}$$
 (3)

计算表明,CuO中的氧的消耗是很完全的。



with the change of gas volume

2.2 Hopcalite 氧化剂对 HT 的氧化效率 Hopcalite 氧化剂对 HT 的氧化效率测量结 果列入表 2。表 2 结果表明,在本实验条件下, Hopcalite 氧化床对 HT 的平均氧化效率为(99.4 ±0.4)%。

表 2	Hopcalite 氧化床	云 HT 的氧化效率
-----	---------------	------------

Table 2	Tritium	oxidation	efficiency of	of	Hopcalite
---------	---------	-----------	---------------	----	-----------

No.	<i>S</i> ₁	S ₂	/ %
1	232.3	125.0	98.92
2	841.4	100.4	99.76
3	732.4	155.6	99.57

2.3 氚的回收

对单独存放一段时间后氚的释放量进行测量,结果列入表3。从表3可以看出:

(1) 这 3 种分子筛在吸收氚水后的氚释放系 数为(1.9~5.5) ×10⁻⁶ d⁻¹·g⁻¹。其中 4A 钠 型分子筛的氚释放系数最小,5A 钙型分子筛的氚 释放系数最大。

(2)这 3 种分子筛在吸收氚水后释放的氚的 化学形式绝大部分是氚化水(HTO),氚气(HT) 不超过 1.2 %。

(3) 含氚分子筛的贮存气氛对氚的再释放有 影响。在纯氩气中的氚释放系数比在含 2 %氢的 氩气中的氚释放系数低。

Table 3 Result of tritium release coefficient of molecular seives												
	4A ,Na-A			5A ,Ca-A			10X,Ca-X					
	$Ar+2\%H_2$			Ar $Ar + 2 \% H_2$		2 %H ₂	Ar		$Ar + 2 \% H_2$		Ar	
	14 d	32 d	48 d	64.8 d	14.8 d	32.8 d	48.9 d	62.0 d	14.9 d	33.1 d	49.9 d	62.9 d
A (HTO) / MBq	7.51	9.49	5.73	5.05	14.5	19.6	11.6	13.4	10.1	12.1	6.69	6.98
A (HT) / kBq	51.2	87.8	69.5	57.1	96.8	123	107	94.8	50.8	60.9	48.7	53.2
A (HTO + HT) / MBq	7.56	9.58	5.80	5.11	14.6	19.8	11.7	13.5	10.2	12.1	6.74	7.03
$10^{6} E/(d^{-1} g^{-1})$	2.81	2.77	1.89	1.94	4.98	5.52	3.63	5.16	3.62	3.51	2.12	2.85

表 3 分子筛的氚释放系数测量结果

Hopcalite 氧化剂在 400 对氢气的氧化效 率接近 100 %,在 500 对 HT 的氧化效率大于 99 %。3 种分子筛在吸收氚水后的氚释放系数为 (1.9~5.5) ×10⁻⁶ d⁻¹·g⁻¹。其中 4A 钠型分 子筛的氚释放系数最小,5A 钙型分子筛的氚释放 系数最大;3种分子筛在吸收氚水后释放的氚的 化学形式绝大部分是氚化水(HTO),氚气(HT) 不超过1.2%。

参考文献:

[1] RHINHAMMER TB, LAMBERGER PH. Selected Techniques for the Control and Handling of Tritium

[J]. Trans Amer Nucl Soc, 1975, (22):740.

- [2] 杨本福,曹小华,万竟平,等.能源材料、智能材料和
 梯度材料新进展[M].北京:冶金工业出版社,1998.
 56~60.
- [3] MASA KA TSU Saeki, TA KA KUNI Hirabayashi.
 Sorption Mechanisms of Tritium on the Surface of Bososilicate Glass [J]. Radiochiucica Acta, 1984, (35):233 ~ 238.
- [4] CAO X H, SHEN W D, WAN J P. In situ Tritium Release Experiment From Solid Breeder -LiAlO₂ in SWINPC[J]. Fusion Technol ,1995 ,(28) :550.
- [5] 龙兴贵,翟国良,蒋昌勇,等.用四极质谱法测定金属氚化物中释放的³ He[J].原子能科学技术,1996, 30(1):55~61.
- [6] 龙兴贵,翟国良,蒋昌勇,等. 氚钛膜中³He 释放的研 究[J]. 核技术,1996,19(9):542~547.

INVESTIGATION ON CLEANUP OF GAS CONTAINING TRITIUM

LONG Xing-gui, YANG Ben-fu, CAO Xiao-hua, LUO Shun-zhong, PENG Shu-ming, CHENG Gui-jun

Institute of Nuclear Physics and Chemistry , China Academy of Engineering Physics , P. O. Box 919(220) , Mianyang 621900 , China

Abstract :Tritium in off-gas is oxidated to tritium water by catalyzer at high temperature in a dry carrier Argon gas with a little hydrogen, and is adsorbed by distilled water or suitable dryer. Oxidation rate of catalyzer for H₂ and HT is near 100 % at 400 and more that 99 % at 500 , respectively. Tritium release rate from three types molecular seives which adsorbed tritium water is found to be about $(1.9 \sim 5.5) \times 10^{-6} d^{-1} \cdot g^{-1}$, the smallest one is for 4A-Na-type molecular seive and the largest one is for 5A-Ca-type molecular seive. The chemical state of released tritium from three types molecular seives is mainly in the form of HTO, and content of HT is less than 1.2 %. Storage atmosphere of tritide molecular seives greatly affects the tritium release. Release rate of tritium in pure argon gas is less than that in argon gas with 2 % hydrogen.

Key words: HT; oxidate; molecular seive; HTO