# 硝酸钕水合物热分解机理及 脱水过程动力学的研究\*

高胜利 杨祖培 谭钦德 刘翊纶

(西北大学化学系,西安)

本文采用TG-DTG法研究了Nd(NO\_).·nH:O(n = 6,5,4)的热分解行为,并 通过IR 对反应物、中间产物和最终产物进行了鉴别。发现中间产物有低水合物、 无水盐和碱式盐,最终产物是氧化铵。另外,还进行了上述样品某些脱水过程的动 力学研究,借助不同升温速率下的TG-DTG曲线,应用Kissinger法计算了它们 脱水的表观活化能值,并利用DSC求出了它们的脱水焓值。

关键词:硝酸钕水合物 热分解 脱水动力学

### 前 言

有关 $Nd(NO_a)_{a}$ ·6H<sub>2</sub>O 热分解机理的研究,文献虽有报道<sup>(1,2)</sup>,但它们的结果不 尽相同。1956年Wendlandt<sup>(1)</sup>认为 $Nd(NO_a)_{a}$ ·6H<sub>2</sub>O的热分解机理 为

 $Nd(NO_3)_3 \cdot 6H_2O \xrightarrow{290-380} \rightarrow Nd(NO_3)_3 \xrightarrow{470} \rightarrow NdONO_3 \xrightarrow{813} \rightarrow Nd, O_3$ 

1976年Молодкив<sup>(2)</sup> 在研究了硝酸镧、铈、 钕六水合物的热分解过 程 后, 认 为 Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>,6H<sub>2</sub>O的热分解机理为:

 $Nd(NO_3)_3 \cdot 6H_2O \xrightarrow{80^\circ C} \rightarrow Nd(NO_3)_3 \cdot 4H_2O \xrightarrow{150-385^\circ C} \rightarrow mNd_2O_3 \cdot nN_2O_5 \cdot pH_2O$ 

 $\frac{400-530^{\circ}}{100} \rightarrow mNd_2O_3 \cdot nN_2O_5 \xrightarrow{770^{\circ}}{100} Nd_2O_3$ 

显然,上述两种机理是不同的,Wendlandt认为分解过程中无低水合物阶段而存在 无水盐阶段。而且文献[1]中缺乏低水合物热分解机理的报道。为此,我们详细研究了 Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·nH<sub>2</sub>O(n=6,5,4)的热分解过程。

另外,关于硝酸钕水合物脱水过程动力学的研究尚未见报道。因此,我们对上述样 品某些脱水过程动力学进行了研究。

<sup>\*</sup>本文于1987年6月2日收到。

国家自然科学基金资助课题。

验 部分

#### 一、样品制备[3-5]

将氧化钕溶于1:1的硝酸中,反应终了时溶液 pH=3-4,过滤后的溶液减 压浓 缩至糖浆状。控制反应和浓缩过程中的温度为60—70℃。浓缩液一部分在室温下自然冷 却结晶,得到的晶体在55% H<sub>2</sub>SO4上干燥至恒重,即得六水合物。将六水合物用浓 H<sub>2</sub>SO4脱水到恒重即得四水合物。另一部分浓缩液倒入等体积的硝酸溶液(发烟硝 酸 和浓硝酸按1:1的体积比混和而成)中,加入五水硝酸铋作晶种,在室温下静置结晶 即得小块状五水硝酸钕。然后以此为晶种,25℃下于二元体系中制得五水合物样品。样 品经化学分析、熔点测定、密度测定、X-射线分析,均证明符合各化学组成。

#### 二、仪器和实验条件

TG-DTG采用Perkin-Elmer TG-2热重分析仪,数据和绘图用该公司的TADS处理。样品重量5mg 左右,升温速率为5.00、2.50、1.25℃/min,N<sub>2</sub>气流量60ml/min。

DSC采用 Perkin-Elmer DSC-2 差示扫描量热计,选用 ICTA 所推荐的计温物质 (熔融热值为已精确知道的铟、锡、铅)进行温度校正。样品池为加盖的铝池,采用皱 缩收边固定。样品重量在5mg以下,升温速率40℃/min, N<sub>2</sub>气流量为15—20m1/min。装 样在盛有P<sub>4</sub>O<sub>10</sub>的操作箱内完成。数据和绘图用TADS处理。

红外光谱仪采用日本岛津IR-440红外光谱分析仪。石腊油涂膜。

计算机使用奥大利亚IBM计算机。

实验结果及讨论

#### 一、硝酸钕水合物的热分解机理

1. 实验结果

图1-3分别绘出了Nd(NO<sub>3</sub>)。·6H<sub>2</sub>O、Nd(NO<sub>3</sub>)。·5H<sub>2</sub>O和Nd(NO<sub>2</sub>)。·4H<sub>2</sub>O



四1 Nd(NO)・6H:O 的热分解曲线 Fig. 1 Thermolysis curves of Nd(NO<sub>3</sub>)・6H.O



图 2 Nd(NO\_)。·5H。O的热分解曲线 Fig. 2 Thermolysis curves of Nd(NO,)。·5H,O



图 3 Nd(NO<sub>2</sub>), ·4H<sub>2</sub>O 的热分解曲线 Fig. 3 Thermolysis curves of Nd(NO<sub>2</sub>), ·4H<sub>2</sub>O

的TG-DTG曲线(升温速率均为5℃/min)。由这些曲线所读出的各分解阶段(包括由 DTG曲线上的脱水峰形而確定的脱水阶段)的温度范围和相应的失重数据如表1-3所示。

由表1-3可以看出:(1)每种样品的TG、DTG曲线所得到的各分解阶段的温度范围比较接近,说明各分解阶段的存在;(2)TG曲线所得的失重数据和理论值比较接近。

我们还对中间产物作了IR分析。图 4 为 $Nd(NO_s)_s \cdot 6H_sO$ 热分解中在不同温度下中间产物的IR光谱图。

据此,我们认为Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·6H<sub>2</sub>O、Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>5</sub>·5H<sub>2</sub>O和Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O的热分 解机理分别为:

 $\begin{aligned} & \mathbb{O} \quad \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{*} \cdot 6 \operatorname{H}_{2} \mathbb{O} \xrightarrow{37-75\mathfrak{C}} \to \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{*} \cdot 4\operatorname{H}_{2} \mathbb{O} \xrightarrow{75-100\mathfrak{C}} \to \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{*} \cdot 3\operatorname{H}_{2} \mathbb{O} \\ & \xrightarrow{100-171\mathfrak{C}} \to \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{*} \cdot 2\operatorname{H}_{2} \mathbb{O} \xrightarrow{171-319\mathfrak{C}} \to \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{*} \xrightarrow{319-431\mathfrak{C}} \to \mathrm{Nd} \mathbb{O} \operatorname{NO}_{3} \\ & \xrightarrow{401-520\mathfrak{C}} \to \mathrm{Nd}(\mathrm{O}_{2}) \to \mathrm{Nd}(\mathrm{O}_{2}) \xrightarrow{520-714\mathfrak{C}} \to \mathrm{Nd}(\mathrm{O}_{2}) \xrightarrow{319-431\mathfrak{C}} \to \mathrm{Nd} \mathbb{O} \operatorname{NO}_{3} \end{aligned}$ 

thermolysis	thermolysis temperature(°C)		loss of weight for TG			
process	DEC	ΤG	residual amount (%)		loss of weight (mg)	
	DIG.		found	calculated	found	calculated
$\frac{\mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{1} \cdot 6\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}}{\rightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{1} \cdot 4\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}}$	37-65-75	37 <b>—7</b> 5	92.14	91.78	0.44	0.46
$\frac{\mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{3})_{1}\cdot 4\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}}{\rightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{3})_{3}\cdot 3\mathrm{H}_{1}\mathrm{O}}$	75-85-100	75-100	87.68	87.67	0.24	0.23
$\frac{\mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{3}\cdot 3\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}}{\rightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{2}\cdot 2\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}}$	100-130-171	100-171	83.88	83.56	0.21	0.23
$\frac{\mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{3}\cdot 2\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}}{\rightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{2}}$	171-225-319	171-319	75.55	75.34	0.45	0.46
Nd(NO_)_→NdONO	319-395-431	319-431	50,85	50.70	1.42	1.39
NdONO,→Nd.O.• NdONO,	431-481-520	431-520	42.70	42.49	0.46	0.16
Nd.O.+NdONO →Nd.O.	520-528-714	520-714	39.07	38.38	0.21	0.23

表  $1 = Nd(NO_3)_{1} \cdot 6H_2O$ 热分解阶段和温度范围

Table 1 Thermolysis Process and Temperature Range of Nd(NO<sub>2</sub>), .6H<sub>2</sub>O

• The medians are peak values.

- $Nd(NO_1)_{\bullet} \cdot 5H_1O \xrightarrow{48-76 \mathfrak{C}} Nd(NO_1)_{\bullet} \cdot 1H_1O \xrightarrow{76-114 \mathfrak{C}} Nd(NO_2)_{\bullet} \cdot 3H_1O \xrightarrow{114-170 \mathfrak{C}} Nd(NO_3)_{\bullet} \cdot 2H_2O \xrightarrow{170-311 \mathfrak{C}} Nd(NO_2)_{\bullet} \xrightarrow{311-425 \mathfrak{C}} NdONO_1 \xrightarrow{425-505 \mathfrak{C}} NdONO_3 \xrightarrow{505-700 \mathfrak{C}} \xrightarrow{505-700 \mathfrak{C$
- $Nd(NO_2)_2 \cdot 4H_2O \xrightarrow{64-95\mathfrak{C}} Nd(NO_2)_2 \cdot 3H_2O \xrightarrow{95-161\mathfrak{C}} Nd(NO_2)_2 \cdot 2H_2O \xrightarrow{161-294\mathfrak{C}} Nd(NO_2)_2 \xrightarrow{294-417\mathfrak{C}} NdONO_2 \xrightarrow{417-508\mathfrak{C}} Nd_2O_3 \cdot NdONO_3 \xrightarrow{508-699\mathfrak{C}} Nd_2O_3 \cdot NdONO_3 \cdot N$

Table2 Therm	表 2 Nd(NO olysis Proces	5),•5H2O热 s and Tem	分解阶段和 Derature	<b>d温度范围</b> Range of N	<u>d(NO,)</u>	•5H₂O
thermolysis process	thermolysis temperature(C)		loss of weight for TG			
	DTG.	ΤG	residual amount (%)		loss of weight (mg)	
			found	calculated	found	calculated
$\frac{\mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_3)_3 \cdot 5\mathrm{H}_2\mathrm{O}}{\rightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_3)_3 \cdot 4\mathrm{H}_2\mathrm{O}}$	48-68-76	48-76	96.46	95.71	0.19	0.23
$\frac{\mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{2}\cdot 4\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}}{\rightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{2}\cdot 3\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}}$	76-88-114	76-114	91.69	91.43	0.26	0.23
Nd(NO,),•3H,O →Nd(NO,),•2H,O	114-170	114-170	88.47	87.14	0.17	0.23
Nd(NO,),•2H.O →Nd(NO,),	170-205-311	170—311	78.82	78.57	0.52	0.46
Nd(NO₃)₃ →NdONO₃	311-390-425	311—425	52.72	52.87	1.40	1.38
NdONO₃→Nd₂O₂∙ NdONO₂	425-476-505	425-505	44.38	44.31	0.45	0.46
Nd:O₃•NdONO]→ Nd:O₂	505-522-700	505 <del></del> 700	40.72	40.03	0.22	0.23
* see table 1	<b>*</b> 3 X4(XD	),HO	计复数形式	1 温度贫困		
Table 3 Thermo	oivsis Process	and Temp	erature	Range of No	I(NO_);	•4H2O
thermolysis	thermo temperat	lysis ure(°C)		loss of weig	ht for '	TG
process		<b>T</b> C	residual amount loss of (%) (m		weight 1g)	
	DIG .	16	found	calculated	found	calculated
$\frac{Nd(NO_3)_2\cdot 4H_1O}{\rightarrow Nd(NO_3)_3\cdot 3H_2O}$	64-84-95	6495	95.59	95.52	0.21	0.21
$\frac{\mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_3)_3\cdot 3\mathrm{H}_2\mathrm{O}}{\rightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_3)_3\cdot 2\mathrm{H}_2\mathrm{O}}$	95-126-161	95-161	91.26	91.04	0.20	0.21
$\frac{\mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{3}\cdot 2\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}}{\rightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{2})_{3}}$	161-205-294	161-294	81.18	82.09	0.47	0.42
Nd(NO₃)₃ →NdONO₃	294-390-417	294—417	54.72	55.24	1.24	1.25
NdONO₃→ Nd₂O₂•NdONO	417-425-508	417-508	46.32	46.29	0.39	0.42
Nd₂O₃•NdONO →NdONO	508-533-699	508—699	42.23	41.81	0.19	0.2]

\* see table 1



- 图 4 Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>·6H<sub>2</sub>O 热分解中在不同温度下中间产物的 IR 光谱图
- Fig. 4 IR spectra of intermediates in thermolysis of  $Nd(NO_{3})$ .

6H<sub>2</sub>O at variable temperatures

 a. Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>.6H<sub>2</sub>O
 b. Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>

 c. NdONO<sub>3</sub>
 d. Nd<sub>2</sub>O<sub>3</sub>.NdONO<sub>3</sub>

 e. Nd<sub>2</sub>O<sub>3</sub>
 nujol peaks

2. 讨论

(1)本工作证明了Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·6H<sub>2</sub>O、Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·5H<sub>2</sub>O和Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O热 分解过程很相似,即第一阶段为脱水阶段,生成Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·2H<sub>2</sub>O,第二阶段生成无水 盐Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>,以后逐次生成NdONO<sub>3</sub>、Nd<sub>2</sub>O<sub>3</sub>·NdONO<sub>3</sub>和Nd<sub>2</sub>O<sub>3</sub>,如上述推测的机 理所示。

(2)本工作中 $Nd(NO_3)_{3} \cdot 6H_2O$ 的热分解机理的脱水阶段存在 $Nd(NO_3)_{3} \cdot 4H_2O$ 阶段,与文献(2)相同,而存在无水盐阶段与文献(1)更为接近。

(3) 应该注意到Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·6H<sub>2</sub>O样品在脱水过程中无Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·5H<sub>2</sub>O阶段, 这说明了从Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·6H<sub>2</sub>O 干燥脱水或恒温加热脱水不能制得Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·5H<sub>2</sub>O 样品。这与我们的制备是相符的。

(4) 从图1-3可知,脱水过程的失重误差,是由于样品在热分解过程中没有稳定的分解产物,致使失重数据的取法有一定的人为性所引起。也与脱去的水分子所处的状态、扩散速率和是否被样品吸附有关。

(5) 三种样品脱去最后两分子水的 DTG曲线较为复杂,可能与其在此过程中的状态、结构变化有关。

(6) 红外光谱分析结果(图 4)表明, a, b, e 分别与Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·6H<sub>2</sub>O、Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub> 和Nd<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 的文献谱图<sup>( $^{0}, 7$ )</sup>相同, c与文献数据<sup>( $^{0}$ )</sup>一致。从d 谱图看,该中间产物的谱 图既不同于c,也不同于 e,至于它是复合物还是混合物,正在研究中。

(7)为深讨实验条件对实验结果的影响,我们做了不同升温速率(其他条件相同) 下的热分解条件实验。结果表明,升温速率越小,TG曲线上脱水阶段的平台越明显, 其实验值与理论值更为接近,这就说明了所没想的分解机理是可靠的。同时也说明在所 研究的升温速率范围内,升温速率对水台硝酸钕的热分解机理无明显影响。 (8) 众所周知,希土硝酸盐的无水盐制备是比较困难的。以上三种样品在热分解 过程中有无水盐存在,为无水硝酸钕的制备提供了一种可能途径。

#### 二、硝酸铵水合物脱水过程表观活化能的计算

1. 实验结果

由于硝酸钕水合物脱水过程的复杂性,本文只求得了部分脱水过程的表观活化能。 为了求得这些数据,应用TG-DTG 法研究了 Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·nH<sub>2</sub>O(n=6,5,4)在不同升温 速率(其他条件不变)下的脱水行为。图 5 - 7 为三种样品在不同升温速率 时 的 部 分 TG-DTG曲线。

本文采用 Kissinger 法<sup>(\*,10</sup>)从实验数据计算样品脱水过程的表观活化能。从不同 升温速率*β*下的DTG曲线上取相应脱水过程峰温值T<sub>m</sub>,利用公式

$$\frac{d\left(\ln\frac{\beta}{T_{m}^{2}}\right)}{d\left(\frac{1}{T_{m}}\right)} = -\frac{E}{R}$$

以 $\ln \frac{\beta}{T_m^2}$ 对 $\frac{1}{T_m}$ 作图,由所得直线斜率求得表观活化能E值(式中R为气体通用常数)。 由图 1 — 3 和图 5 — 7 得到的各相应 $\beta$ 所对应的T<sub>m</sub> 值如表 4 所示。

 $\frac{100,000}{995,452} + \frac{100,001}{995,452} + \frac{100,001}{995,452} + \frac{100,001}{91,781} + \frac{91,781}{91,781} + \frac{91,781}{79,63} +$ 



图 5 Nd(NO:)、·6H:O 在不同升温速 率时的部分TG-DTG曲线

Fig. 5 Some TG-DTG curves at variable step-up temperature rates of Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>.6H<sub>2</sub>O a. 2.50°C/min b. 1.25°C/min

图 6 Nd(NO<sub>4</sub>)<sub>2</sub>·5H<sub>2</sub>O 在不同升温速率 时的部分TG-DTG 曲线 Fig. 6 Some TG-DTG curves at variable step-up temperature rates of Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·5H<sub>2</sub>O a. 2.50℃/min b. 1.25℃/min

用最小二乘法在计算机上处理上述数据,求得脱水过程表观活化能数值 如 下 所 示 (箭头下方数值,单位为kJ/mol):

$$Nd(NO_{3})_{2} \cdot 6H_{2}O - \frac{-2H_{2}O}{63.6} - Nd(NO_{3})_{2} \cdot 4H_{2}O - \frac{-H_{2}O}{120.5} - Nd(NO_{3})_{2} \cdot 3H_{2}O$$

$$Nd(NO_3)_2 \cdot 5H_2O \xrightarrow{-H_4O} Nd(NO_3)_3 \cdot 4H_2O \xrightarrow{-H_2O} Nd(NO_3)_3 \cdot 3H_2O$$

$$\mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_3)_2 \cdot 4\mathrm{H}_2\mathrm{O} - \frac{-\mathrm{H}_2\mathrm{O}}{122.7} \rightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_3)_2 \cdot 3\mathrm{H}_2\mathrm{O}$$



图 7 Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O在不同升温速率时的部分TG-DTG曲线 Fig. 7 Some TG-DTG curves at variable step-up temperature rates of Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O a. 2.50℃/min b. 1.25℃/min

表 4 Nd(NO<sub>3</sub>):  $\cdot nH_2O(n \approx 6,5,4)$  脱水过程的 $\beta$ , Tm值 Table 4  $\beta$ , Tm Values of Dehydration Process for Nd(NO<sub>2</sub>):  $\cdot nH_2O(n = 6,5.4)$ 

dehydration process	step-up temperature rate (C/min)	peak temperature (K)	
	5.00	338.38	
$Nd(NO_2)_{2} \cdot 6H_2O \rightarrow Nd(NO_2)_{2} \cdot 4H_2O$	2.50	329.40	
	1.25	320.31	
	5.00	358.36	
$Nd(NO_3) \cdot 4H_2O \rightarrow Nd(NO_3)_3 \cdot 3H_2O$	2.50	352.78	
	1.25	346.97	
	5.00	340.78	
$Nd(NO_3)_3 \cdot 5H_2O \rightarrow Nd(NO_3)_3 \cdot 4H_2O$	2.50	335.35	
	1.25	329.93	
	5.00	360.76	
$Nd(NO_3)_3 \cdot 4H_2O \rightarrow Nd(NO_3)_3 \cdot 3H_2O$	2.50	355.16	
	1.25	349.57	
	5.00	357.30	
$Nd(NO_3)_3 \cdot 4H_2O \rightarrow Nd(NO_3)_3 \cdot 3H_2O$	2.50	351.66	
	1.25	346.65	

4 巻

2. 讨论

(1)本文用Kissinger法求得了Nd(NO $_3$ ) $_3$ ·nH $_2$ O(n = 6,5,4)热分解中某些脱水 过程的表观活化能值,如上文所示。

(2) 从Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·6H<sub>2</sub>O→Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O 脱去两分子水的表观活化能值比 从Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O→Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·3H<sub>2</sub>O脱去一分子水的表观活化能值还要小,说明 了先前的两个水分子与中心离子Nd<sup>3+</sup>的结合不牢固,与文献[11]所说Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·6H<sub>2</sub>O 的空间结构为[Nd(H,O),(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>)·2H<sub>2</sub>O 是一致的。

(3)应该注意到:三种样品的脱水过程中都有从Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O→→Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·3H<sub>2</sub>O的阶段,相同脱水阶段的表观活化能值也比较接近,说明了实验所求得的数据有 一定的参考价值。至于数值上的微小差别是由于它们所处的状态和脱水温度不同所致。

三、硝酸钕水合物脱水过程脱水焓的计算

1. 实验部分

本工作仅计算了Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·6H<sub>2</sub>O、Nd(NO)<sub>3</sub>·5H<sub>2</sub>O和Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O 三个样 品分别脱去全部水分子时的脱水焓值(这一过程是根据样品脱去全部水分子时的残留量 与理论量相比而确定的)。图 8 —10为它们脱水过程的DSC图。由这些图计算所得的脱 水焓数据如表 5 所示。



图 8 Nd(NO<sub>3</sub>)3.6H2O脱水过程的DSC图 Fig. 8 DSC of dehydration process for Nd(NO<sub>1</sub>),.6H2O



图 9 Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>·5H<sub>2</sub>O脱水过程的DSC图 Fig. 9 DSC of dehydration process for Nd(NO<sub>3</sub>)<sub>4</sub>·5H<sub>2</sub>O



图10 Nd(NO<sub>4</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O脱水过程的DSC图 Fig.10 DSC of dehydration process for Nd(NO<sub>4</sub>)<sub>3</sub>·4H<sub>2</sub>O

loss of dehydration number of enthalpy sample temperature ε(%)  $\sigma_{n-1}$ water (r) experiment (kJ/mo1)Nd(NO3)3.6H2O G 40-300 6 303.9 2.1 1.3 Nd(NO,), •5H,O 5 50-300 6 263.6 2.8 1.9 Nd(NO<sub>1</sub>), ·4H<sub>2</sub>O 4 60-300 6 224.9 4.9 3.7

表 5  $Nd(NO_3)_3 \cdot nH_2O(n = 6, 5, 4)$ 的脱水焓

Table 5 Enthalpy of Dehydration Process for  $Nd(NO_3)_3 \cdot nH_2O(n=6,5,4)$ 

2. 讨论

(1) 本文测定了硝酸钕水合物的下列脱水焓值:

$$\begin{split} \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{\mathtt{s}})_{\mathtt{s}} \cdot 6\mathrm{H}_{\mathtt{s}}\mathrm{O} &\longrightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{\mathtt{s}})_{\mathtt{s}} + 6\mathrm{H}_{\mathtt{s}}\mathrm{O}, \quad \varDelta H_{\mathtt{s}-\mathtt{s}} = 303.9 \, \mathrm{kJ/mol} \\ \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{\mathtt{s}})_{\mathtt{s}} \cdot 5\mathrm{H}_{\mathtt{s}}\mathrm{O} &\longrightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{\mathtt{s}})_{\mathtt{s}} + 5\mathrm{H}_{\mathtt{s}}\mathrm{O}, \quad \varDelta H_{\mathtt{s}-\mathtt{s}} = 263.6 \, \mathrm{kJ/mol} \\ \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{\mathtt{s}})_{\mathtt{s}} \cdot 4\mathrm{H}_{\mathtt{s}}\mathrm{O} &\longrightarrow \mathrm{Nd}(\mathrm{NO}_{\mathtt{s}})_{\mathtt{s}} + 4\mathrm{H}_{\mathtt{s}}\mathrm{O}, \quad \varDelta H_{\mathtt{s}-\mathtt{s}} = 224.9 \, \mathrm{kJ/mol} \end{split}$$

(2) 从它们的 DSC 谱图可以看出,它们的脱水过程都是连续的,这一点与它们的 TG-DTG谱图是相一致的。

(3) DSC的脱水温度范围与TG相应温度范围有差别,一是因为DSC在样品一开始 吸热就反映出数值,而这时脱去的水也可能是液态的,也可能被样品吸附而未显示出失 重;二是为保证DSC谱图的完整性,采取了高速升湿,所示温度有提前量,同时所取温 度有一定人为性。

(4)应该看到,DSC谱图的最大吸收峰尖锐,为特征峰,接近于各自的熔点<sup>(5)</sup>,可能为样品的熔化峰,因此,该脱水焓值可能包含着样品的熔化焓。

致谢:马晋华、马怀让、杨忙忙同志对本工作曾给以协助,谨致谢忱。

#### 参考文献

- [1] Wendlandt, W.W., Anal.Chim.Acta, 15, 435(1956).
- [2] Молодкин, А.К., Ж.Неор.Хим., 21, 2236(1976).

[3] Mironov, K.E., Popov, A.P., Rev. Roum. Chim., 11, 1373(1966).

[4] Popov, A.P., Mironov, K.E., Rev. Roum. Chim., 13, 765(1968).

〔5〕谭钦德、过炜、何明安、高胜利、刘翊纶,高等学校化学学报,7(12),1067(1986).

〔6〕 Sadtler标准.

[7] Frederick Uratny, App.Sprectroscopy, 13, 59(1959).

[8] Bunzli, G., Jean-Claude., Helv. Chim. Acta., 61(2), 762(1978).

(9) Kissinger, H.E., J. Res. Natl, Bur. Std., 57, 217(1956).

[10] Kissinger, H.E., Anal.Chem., 29, 1702(1957).

[11] Caro, P., Svoronos, D.R., Antic, E., J.Chem. Phys., 66(12), 5284 (1977).

## STUDY ON THERMOLYSIS PROCESS AND DEHYDRATION KINETICS OF NEO-DYMIUM NITRATE HYDRATES

Gao Shengli Yang Zupei Tan Qinde Liu Yilun

(Department of Chemistry, Northwest University, Xian)

The thermal decomposition of  $Nd(NO_s)_{s} \cdot nH_2O(n=6,5.4)$  has been studied with TG-DTG. The reactants, intermediates and end-products have also been characterized by IR. It was found that the reactants undergo a series of decomposition stages, the intermediates are lower hydrates, anhydrous and basic neodymium nitrate, respectively, and the end-products are the oxide,  $Nd_2O_3$ . In addition, the kinetic study on some dehydration of the compounds was carried out. The apparent active energy values of dehydration were calculated with Kissinger method by means of TG-DTG curves at different step-up temperature rates and the enthalpy values of dehydration were found by DSC.

Keywords neodymium nitrate hydrate thermolysis dehydration kinetics