ZrOCl2溶液の加水分解により生成する水和ジルコニア微粒子の生成メカニズム:水和ジルコニア微粒子の 生成速度に及ぼすZrOCl2濃度と反応温度の影響

松	井	光	_
大	貝	理	治

Formation Mechanism of Hydrous-Zirconia Particles Produced by Hydrolysis of ZrOCl₂ Solutions : Effects of ZrOCl₂ Concentration and Reaction Temperature on the Formation Process of Hydrous-Zirconia Particles

> Koji MATSUI Michiharu OHGAI

The crystal phase and rate of formation of hydrous zirconia particles have been investigated under a variety of conditions in regard to concentration (0.1-0.4mol · dm-3) and temperature (358-373 K) to know the effect of ZrOCI, concentration and reaction temperature on the process of particle formation. Chemical analysis and Xray diffraction measurement revealed that the hydrous zirconia particles obtained under all the conditions examined were similar to those of crystalline monoclinic ZrO_a, except that the crystal structure changed with the increase of chlorine content under the preparative conditions of 0.4 mol · dm⁻³ and 363K. The rate constant k, for the formation of hydrous zirconia particles at the concentration of 0.1-0.4 mol \cdot dm⁻³ were determined experimentally by assuming the appropriate elementary steps for acid dissociation of hydrous zirconia and estimating the corresponding dissociation constants. The observed k_{i} values exhibited the tendency to decrease according to the increase of ZrOCI, concentration and decrease of reaction temperatures. From the Arrhenius plot of $k_{\rm c}$, the activation energy for the elementary step of acid dissociation was estimated as 1.3 x 10²kJ · mol⁻¹ for the hydrous zirconia particles of monoclinic phase and 7.7 × 10kJ · mol⁻¹ for the one of high chlorine content. Under the conditions in which the monoclinic hydrous zirconia particles were formed, the decrease of k, value against the increase in concentration of ZrOCI, may be attributed to the decrease of the k, (I) term in ionic strength function contained in the rate constant. Based on the experimental results, the mechanism for the formation of hydrous zirconia particles has been discussed briefly.

1.緒 言

安定化剤を固溶させた正方晶ジルコニア多結晶体 (Tetragonal Zirconia Polycrystals:TZP)は、高強度・ 高靱性セラミックスとして知られており、光ファイ バー接続部品,精密機械部品,粉砕機用ビーズ,生 体材料等で商品化されている。これらのジルコニア セラミックスの商品は、ここ数年で急激に市場が拡 大してきており、粉末メーカーとしては、品質の安 定したジルコニア原料粉末をユーザーに供給するこ とが重要になってきている。このジルコニアセラミ ックスの原料となるTZP粉末の代表的な製造プロセス として加水分解法が知られている。加水分解法の特 徴は、ZrOCI₂及び安定化剤(Y,Ce,Ca,Mg塩)の 混合溶液の加水分解反応により得られる水和ジルコ ニア微粒子を乾燥し仮焼して、成形及び焼結性に優 れた高品質のTZP粉末を得ることにある¹⁻³⁾。特に、 加水分解法で高品質のTZP粉末を工業的規模のプロセ スで安定的に生産するためには、TZP粉末の品質と生 産性に直接影響を及ぼす水和ジルコニア微粒子の生 成過程を精密にコントロールすることが重要である。 ZrOCI₂水溶液を加水分解反応(自己加水分解)させ て水和ジルコニア微粒子を合成した最初の研究例は、 1964年にClearfieldによって報告⁴⁾されている。この 報告では、ZrOCl₂水溶液にNH₃水を加えて溶液のpHを 1~2.5の範囲に調整して加水分解させると、単斜晶 に帰属される結晶性の水和ジルコニア微粒子が生成 することが示された⁴)。Fryerらは、ZrOCl₂水溶液の加 水分解反応で生成した水和ジルコニア微粒子の形態 を高分解能の電子顕微鏡を用いて観察しており、 ZrOCl₂濃度0.055mol・dm⁻³の条件で合成されたもの は粒径50nm程度の結晶性粒子であることを報告して いる⁵)。これらの報告に続いて、村瀬らによって、水 和ジルコニア微粒子の粒子構造は、単斜相の結晶構 造からなる結晶子(粒径 10nm)が強固に凝集した 1次粒子であることが明らかにされた⁶)。

その後、村瀬と加藤が中心になって、加水分解反 応で生成する水和ジルコニア微粒子の研究を行って おり、例えば、ZrOCI₂水溶液の初期濃度を変化させる と、あるいはZrOCI₂水溶液にH₂O₂水、NH₃水又は金属 塩化物を添加すると、加水分解反応により生成する 水和ジルコニア微粒子の粒子構造(結晶相、結晶子 径、1次粒子径)と生成速度が変化することが示さ れた⁷⁻⁹)。これらの報告では、溶液のpHやCI-濃度が 水和ジルコニア微粒子の粒子形態と生成速度に影響 を及ぼす結果が実験的に示されているものの、これ らの挙動が定量的に解析されていないため、水和ジ ルコニア微粒子の生成過程に影響を及ぼす支配因子 の作用が明確にされておらず、また、生成メカニズ ムについての理論的な解釈もなされていなかった。

本著者らは、この水和ジルコニア微粒子の生成過

程を明らかにするために、種々のZrOCl₂水溶液から生 成する水和ジルコニア微粒子の粒子構造とH⁺及びCl⁻ 濃度との関係を詳細に解析して、水和ジルコニアの 粒子構造は、加水分解で生成するH⁺及びCl⁻の濃度に 支配されていることを示し、これらの結果をもとに 水和ジルコニア微粒子の生成メカニズムを提案した¹⁰ ⁻¹⁴)。さらに、本著者らは、ZrOCl₂の酸解離過程と水 和ジルコニアの核生成及び結晶成長過程とにそれぞ れ着目して、水和ジルコニア微粒子の生成過程を速 度論的に解析し、水和ジルコニア微粒子の生成速度 は、イオン強度、ZrOCl₂濃度、H⁺濃度及びCl⁻濃度に 支配されていることを報告した¹⁵⁻²⁰、

水和ジルコニア微粒子の生成過程に影響を及ぼす 重要な因子として、上記の影響因子以外に、ZrOCI₂ 水溶液の反応温度が挙げられる。反応温度は、水和 ジルコニア微粒子の粒子構造と生成速度に大きく影 響を及ぼす因子であり、高品質のTZP粉末を安定的に 製造するためには、その影響の割合を定量的に把握 しておく必要がある。このように水和ジルコニア微 粒子の生成速度と反応温度との関係は、加水分解反 応を精密に制御する上で重要な影響因子であるにも かかわらず、ZrOCI₂の酸解離過程をベースにして速 度論的に解析を行った研究例は、これまでに報告さ れていない。

本研究では、ZrOCI₂水溶液の濃度と反応温度を変 化させて加水分解反応を行い、生成する水和ジルコ ニア微粒子の結晶相、1次粒子径及び生成速度につ いて調べた。得られた結果をもとに水和ジルコニア の生成速度定数と活性化エネルギーを実験的に求め

Table 1	Synthetic	conditions	and	rate	constants	for	the	formation	of	hydrous-zirconia	particles
----------------	-----------	------------	-----	------	-----------	-----	-----	-----------	----	------------------	-----------

Synthetic condition		pH(at 30)		Acid-dissocia	Rate constant		
(ZrOCl ₂)	Reaction temp.	Heating time	Start	End	log <i>K</i> 1	logK₅	$\frac{k_1}{(h^{-1})}$
(mor any	()	()					()
0.1	298				0.13*	0.078*	
0.1	358	391			0.96	0.91	0.035
0.1	363	215			1.02	0.97	0.068
0.1	368	120			1.08	1.03	0.12
0.1	373	95	1.3	0.9	1.13	1.08	0.20
0.2	298				0.028*	- 0.045*	
0.2	358	576			0.86	0.79	0.024
0.2	363	305			0.92	0.85	0.046
0.2	368	192			0.98	0.90	0.076
0.2	373	142	1.0	0.7	1.03	0.96	0.14
0.4	298				-0.12*	- 0.20*	
0.4	358	1128			0.71	0.63	0.024
0.4	363	480			0.77	0.69	0.034
0.4	368	335			0.83	0.75	0.053
0.4	373	165	0.7	0.4	0.88	0.80	0.093

*Acid-dissociation constants from ref. 15).

て、水和ジルコニアの生成過程に及ぼすZrOCl₂濃度 と反応温度の影響について考察した。

2. 実験結果

〔1〕水和ジルコニア微粒子の合成

ZrOCl₂・8H₂O(市販品、純度99.0%)を原料に用 いて、ZrOCl₂濃度0.1,0.2及び0.4mol・dm⁻³の水溶液 をそれぞれ調製した。還流冷却器を付けたフラスコ 中で、これらの出発溶液を撹拌しながら358~373Kの 温度で所定時間加熱することにより水和ジルコニア 微粒子を合成した(**表1**)。

〔2〕
 生成率の測定

出発溶液のジルコニルイオン(ZrO²⁺)濃度は、エ チレンジアミン四酢酸(市販品)を滴定試薬に用い て、キレート滴定法²¹⁾により分析した。加熱時に採 取した溶液のZrO²⁺濃度は、限外濾過(濾過膜;東ソ ー製、UF - 3000PS)で得られた濾液を上記と同様の 方法で分析した。水和ジルコニア微粒子の生成率 ()は、上記で求めたZrO²⁺濃度を用いて、(1)式に より算出した。

(%) =
$$\frac{(ZrO^{2*}) - (ZrO^{2*})}{(ZrO^{2*})} \times 100$$
 ...(1)

ここで、添字s及びtは、それぞれ出発溶液,加熱t時 間(h)後に採取された溶液のZrO²⁺濃度を表わす。

〔3〕pH**測定**

出発溶液及び反応終了液のpHは、強酸性を示すの で25~100倍に希釈したあとに303Kで測定し、得られ た値を補正することによりpH値を算出した。

[4]粉末X線回折の測定

粉末X線回折(XRD;マック・サイエンス製、
 MXP³)は、CuK 線を40kV,30mAの条件下で発生
 させ、スリット幅1°で測定した。測定試料は、反応終了溶液を限外濾過して、得られた固形物を約333Kの温度で乾燥させたものを用いた。

[5] 電子顕微鏡による観察

水和ジルコニア微粒子の観察は、透過型電子顕微 鏡(TEM;日本電子製、JEM - 2000FX)により行っ た。反応終了液を蒸留水で希釈して、プラスチック 支持膜の上に水和ジルコニア微粒子を分散させて、 真空乾燥したものを試料に用いた。

[6] 化学分析

水和ジルコニアの粒子表面に付着しているCIを取 り除くために、反応終了液を限外濾過させ、得られ た濾過ケークに過剰量のNH₃水(約2mol・dm⁻³)を 混合し、濾過、水洗処理したものを試料に用いた。 水洗処理は、濾液にAgNO₃水溶液を添加してCI-が検 出されなくなるまで行い、得られた固形物は333Kの 温度で乾燥させた。

ZrO₂含有量は、上記の乾燥試料の強熱減量分から 求めた。CI含有量については、次のような方法で求 めた。上記の乾燥試料をAgNO₃標準溶液,HNO₃及び HFの混合溶液に加えて、408Kで加圧酸分解して溶解 させた。この溶液を濾過してAgCI沈殿物を除去した あとに、濾液のAg⁺濃度を原子吸光法により測定し、 Ag⁺濃度の減少量からCI含有量を算出した。以下、水 和ジルコニア微粒子のCI含有量は、ZrO₂に対するCI の質量比、CI / ZrO₂(mass%)に換算した値で表記 する。

3.結果

図1~図3に、ZrOCl₂濃度0.1~0.4mol・dm⁻³の水 溶液を種々の反応温度で加水分解させたときの、水 和ジルコニア微粒子の生成率と加熱時間との関係を それぞれ示す。水和ジルコニアの生成率と加熱時間 との関係は、0.1~0.4mol・dm⁻³の水溶液ともS字形状 を示しており、ZrOCl₂濃度一定の条件で反応温度が 低下すると、または同一の反応温度の条件でZrOCl₂ 濃度が増加すると、水和ジルコニアの生成速度はそ れぞれ減少していく傾向を示した。出発溶液及び反 応終了液のpH値について比較すると(表1)、0.1~ 0.4mol・dm⁻³の水溶液とも反応終了後のpHが低下し ており、加水分解反応の進行とともにH⁺が生成して いることが分かる。水和ジルコニア微粒子の生成反 応は(2)式で示されるので¹¹、これらのpH低下はZrOCl₂ の加水分解で生成するH⁺量の増加によるものである。

ZrOCl₂ +(n+1)+20 ZrO₂ •nH₂O+2H⁺+2Cl⁻ ...(2) 図4に、ZrOCl₂濃度0.4mol・dm⁻³の水溶液から合 成された水和ジルコニア微粒子のXRDパターンを示 す。368K以上の反応温度で合成された水和ジルコニ ア微粒子は、28°付近に111反射,31°付近に111反 射に帰属される回折線がそれぞれ現れており、これ までに報告^{11),13),15),18)}されている単斜相のジルコニア 結晶と同じものである。363Kになると、低角度の 7(面間隔d=1.3nm)と11(d=0.8nm)に、単斜相 に帰属されない新しい回折線が現われた。358Kで合 成されたものは、低角度に現われた回折線の強度が さらに強くなり、単斜相とは異なる回折パターンに 変化した。

この結晶構造の変化は、加水分解で生成するHCIが 影響を及ぼしていると考えられたので、水和ジルコ ニア微粒子のCI含有量と反応温度との関係について 調べた(図5)。368K以上では、CI含有量が



Fig. 1 Relationship between the conversion and heating time for hydrous zirconia particles formed from a ZrOCl₂ solution of 0.1 mol • dm⁻³ concentration at various reaction temperatures. The symbols △, , and O denote the data obtained at 358, 363, 368, and 373 K, respectively. The solid line indicates the calculated formation rate.



Fig. 2 Relationship between the conversion and heating time for hydrous zirconia particles formed from a ZrOCl₂ solution of 0.2 mol \cdot dm⁻³ concentration at various reaction temperatures. The symbols , \triangle , , and O denote the data obtained at 358, 363, 368, and 373 K, respectively. The solid line indicates the calculated formation rate.

0.08mass%程度の低い値であったものの、結晶構造が 変化し始めている363Kで急激に増大し、358Kで 0.53mass%に到達した。このことから0.4mol・dm⁻³の 濃度では、加水分解で生成するHCIが反応温度の低下 とともに結晶形成過程に大きく影響を及ぼしている ことが分かった。この結晶相が帰属できないCI含有 量の高い水和ジルコニア微粒子は、低角度に回折線 が観測されていることを考慮すると、面間隔の長い 長周期性の結晶構造であると推定される(以下、CI



Fig. 3 Relationship between the conversion and heating time for hydrous zirconia particles formed from a ZrOCl₂ solution of 0.4 mol \cdot dm⁻³ concentration at various reaction temperatures. The symbols , \triangle , , and O denote the data obtained at 358, 363, 368, and 373 K, respectively. The solid line indicates the calculated formation rate.



Fig. 4 XRD profiles of hydrous zirconia particles synthesized at different ZrOCl₂ concentrations and reaction temperatures.



Fig. 5 Chemical analysis of chlorine in hydrous zirconia particles synthesized from a ZrOCl₂ solution of 0.4 mol • dm⁻³ concentration at different temperatures.

含有化合物と表記する)。

ZrOCI₂濃度0.1及び0.2mol・dm⁻³の水溶液から合成 された水和ジルコニア微粒子についても、上記と同 様にXRD測定を行った。その結果、全ての反応条件 で単斜相に帰属される回折パターンが観測された。 一例として、358Kで合成された水和ジルコニア微粒 子のXRDパターンを**図4**に示す。

図6は、ZrOCl₂濃度0.1~0.4mol・dm⁻³の水溶液を 種々の反応温度で加水分解させて、生成した水和ジ ルコニア微粒子のTEM写真を示す。0.1mol・dm⁻³の 水溶液から生成した水和ジルコニア微粒子は、反応 温度の低下とともに、1次粒子径が約100nmから約 250nmに増大し、それとは逆に、0.4mol・dm⁻³の水溶 液から生成したものは、反応温度の低下とともに1 次粒子径が約70nmから約50nmに減少していく傾向を 示した。また、0.2mol・dm⁻³については、上記の挙 動とは異なっており、反応温度の低下とともに1次 粒子径が増大し、363Kで350nm程度の最大粒径とな り、それ以下の温度になると、粒径350nm程度の1次 粒子に加えて粒径100nm以下の1次粒子が観察され、 平均粒径としては減少していく傾向を示した。これ らの結果から水和ジルコニアの1次粒子径と反応温 度との関係は、ZrOCI₂濃度の違いによって異なった 挙動を示すことが分かった。

4.考察

[1] ZrOCI,濃度と反応温度の影響

これらの実験結果をもとに、0.1~0.4mol・dm⁻³の 水溶液に対する水和ジルコニアの生成速度定数と反 応温度との関係を求めて反応の活性化エネルギーを 実験的に決定する。ZrOCl₂・8H₂Oは、水溶液中で は4員環を基本にした4核錯体([Zr(OH)₂・4H₂O)₄ ⁸⁺)として存在しており、この4核錯体は(3)式に示 される脱プロトン反応により配位水からH⁺を放出す ることが知られている²²)。この水溶液を加熱すると、 (3)式の平衡が右側に変化するので、脱プロトン反応 の進行とともに結晶性の水和ジルコニア微粒子が形 成される²²)。

[Zr(OH) •4H₂O]⁸⁺

 $(Zr(OH)_{*x} (4 - x)_{2}O)_{4}^{(8-4x)^{+}} + 4xH^{+} ...(3)$

一方、Fryerらは、ZrOCI₂の加水分解反応が、4核 錯体を出発物質として(4)式に示される反応経路で表



Fig. 6 TEM photographs of hydrous zirconia particles synthesized at different ZrOCI₂ concentrations and reaction temperatures.

されることを報告しているい。

 $(Zr(OH) \cdot 4H_2O)_{4}^{8*}$ $(Zr(OH)_{*x} \cdot (4 - x)H_2O)_{4}^{(8-4x)*}$ $(Zr(OH) \cdot 2H_2O)_{4}$ ZrO_2 ...(4)

本結果においても、水和ジルコニア微粒子の生成 率と加熱時間との関係がS字形状を示しており(図1 ~図3) 水和ジルコニア微粒子の生成反応は、いく つかの素反応の段階を経由して進行する遂次反応で あると推定される。

前報において、本著者らは、(3)及び(4)式から水和 ジルコニア微粒子の反応過程を類推し、(5)~(13)式の 素反応を仮定して、水和ジルコニアの生成速度定数 を実験的に求められることを報告した^{15)~17})。本結果 についても、前報^{15)~17}と同様に(5)~(13)式の素反応を 仮定して水和ジルコニアの生成速度定数を決定する。

$[Zr(OH) \cdot 16H_{2}O]^{*} \overset{k_{1}}{k_{-1}} Z_{2}^{*} (OH) \cdot 15H_{2}O]^{*} + H^{*}$	(5)
$[Zr(OH) \cdot 15H_2O]^{\gamma^*} k_2 [Zr(OH)_0 \cdot 14H_2O]^{\beta^*} + H^*$ $Z_2^{\gamma^*} k_{-2} Z_3^{\beta^*}$	(6)
$[Zr_{4}OH]_{0} \cdot 14H_{2}OJ_{4}^{5*}$ $[Zr_{4}OH]_{1} \cdot 13H_{2}OJ_{4}^{5*} + H^{*}$ Z_{3}^{6*} $k \cdot 3$ Z_{4}^{5*}	(7)
$[Zr_{4}OH]_{1} \cdot 13H_{2}O]_{4}^{5*} k_{4} [Zr_{4}OH]_{2} \cdot 12H_{2}O]_{4}^{4*} + H^{*}$ $Z_{4}^{5*} k_{-4} Z_{5}^{4*}$	(8)
$[Zr_{4}OH]_{2} \cdot 12H_{2}O]^{+} [Zr_{4}OH]_{3} \cdot 11H_{2}O]^{+} + H^{+}$ $Z_{5}^{+} k_{-5} Z_{6}^{+}$	(9)
$(Zr_{4}OH)_{3} \cdot 11H_{2}O)^{3*} k_{6} (Zr_{4}OH)_{4} \cdot 10H_{2}O)^{2*} + H^{*}$ $Z_{6}^{3*} k_{-6} Z_{7}^{2*}$	(10)
$[Zr_{1}OH]_{4} \cdot 10H_{2}O]_{7}^{2*} k_{7}[Zr_{1}OH]_{5} \cdot 9H_{2}O]^{*} + H^{*}$ $Z_{7}^{2*} k_{-7} Z_{8}^{*}$	(11)
(Zr(OH), •9H2O) [*] (Zr(OH), •8H2O)+H [*] Z [*] <i>k</i> - * Z ⁹	(12)
(Zr(OH), •8H₂O) ^k °4ZrO₂•nH₂O +(16 - 4n)H₂O 7₀ 7₀	(13)

ここで、 k_n (n = 1, 2, ..., 9)及び k_n (n = 1, 2, ..., 8)は、n段目の正反応及び逆反応の生成速度定数をそれぞれ表わす。また、 $[Zr_4(OH)_8 \cdot 16H_2O]^{8+}$, $[Zr_4(OH)_8 \cdot 15H_2O]^{7+}$, ..., $ZrO_2 \cdot nH_2OO$ 化学種は、それぞれ Z_1^{8+} , Z_2^{7+} , ..., Z_n と表記する。

上記の(5)~(13)式を用いて、反応時間tにおける各 化学種の生成速度式を誘導すると(14)~(24)式になる。

$$\frac{d[Z_1^{8^+}]}{dt} = -k_1[Z_1^{8^+}] + \frac{k_1}{K_1}[Z_2^{7^+}](H^+] \dots (14)$$

$$\frac{d[Z_2^{7^+}]}{dt} = k_1[Z_1^{8^+}] - \frac{k_1}{K_1}[Z_2^{7^+}](H^+] - k_2[Z_2^{7^+}] + \frac{k_2}{K_2}[Z_3^{6^+}](H^+] \dots (15)$$

$$\frac{d[Z_3^{6^+}]}{dt} = k_2[Z_2^{7^+}] - \frac{k_2}{K_2}[Z_3^{6^+}](H^+] - k_3[Z_3^{6^+}] + \frac{k_3}{K_3}[Z_4^{5^+}](H^+] \dots (16)$$

$$\frac{d(Z_{4}^{5+})}{dt} = k_{3} [Z_{3}^{5+}] - \frac{k_{3}}{K_{3}} [Z_{4}^{5+}] [H^{+}] - k_{4} [Z_{4}^{5+}] + \frac{k_{4}}{K_{4}} [Z_{5}^{4+}] [H^{+}] \dots [17]$$

$$\frac{d(Z_{5}^{4+})}{dt} = k_{4} [Z_{4}^{5+}] - \frac{k_{4}}{K_{4}} [Z_{5}^{4+}] [H^{+}] - k_{5} [Z_{5}^{4+}] + \frac{k_{5}}{K_{5}} [Z_{6}^{3+}] [H^{+}] \dots [18]$$

$$\frac{d(Z_{5}^{3+})}{dt} = k_{5} [Z_{5}^{4+}] - \frac{k_{5}}{K_{5}} [Z_{6}^{3+}] [H^{+}] - k_{6} [Z_{6}^{3+}] + \frac{k_{6}}{K_{6}} [Z_{7}^{2+}] [H^{+}] \dots [19]$$

$$\frac{d(Z_{7}^{2+})}{dt} = k_{6} [Z_{6}^{3+}] - \frac{k_{6}}{K_{6}} [Z_{7}^{2+}] [H^{+}] - k_{7} [Z_{7}^{2+}] + \frac{k_{7}}{K_{7}} [Z_{6}^{+}] [H^{+}] \dots [20]$$

$$\frac{d(Z_{5}^{3+})}{dt} = k_{7} [Z_{7}^{2+}] - \frac{k_{7}}{K_{7}} [Z_{8}^{+}] [H^{+}] - k_{8} [Z_{8}^{+}] + \frac{k_{8}}{K_{8}} [Z_{9}] [H^{+}] \dots [21]$$

$$\frac{d(Z_{9})}{dt} = k_{8} [Z_{8}^{+}] - \frac{k_{8}}{K_{8}} [Z_{9}] [H^{+}] - k_{9} [Z_{9}] \dots [22]$$

$$\frac{d(Z_{10})}{dt} = 4k_{9} [Z_{9}] \dots [22]$$

における熱力学的酸解離定数(以下、酸解離定数と 記述する)であり、生成速度定数とは、 $K_n = k_n / k_n$ の関 係で表される。

上記の連立微分方程式を解くためには、0.1~ 0.4mol・dm⁻³の水溶液に対する各反応温度での酸解 離定数 $K_1 \sim K_8$ の値を見積る必要がある。定圧下にお いて、任意の温度 $T_1 = T_2$ における酸解離定数 K_n の変 化は、温度範囲が狭く、標準エンタルピー変化を一 定に考えてよい場合には(25)式で求められる。

$$\ln \frac{K_n(T_2)}{K_n(T_1)} = - \frac{H}{R} \left(\frac{1}{T_2} - \frac{1}{T_1} \right) \qquad \dots (25)$$

ここで、 H_n° , R及びTは、n段目の素反応における 標準エンタルピー変化(J・mol⁻¹), 気体定数 (8.31J・mol⁻¹・K⁻¹), 絶対温度(K)をそれぞれ表す。 0.1~0.4mol・dm⁻³の水溶液の酸解離定数 $K_1 \sim K_8$ につ いては、前報で(26)式を仮定して298Kでの K_1 及び K_5 の値を見積もっており、本研究においても同様に(26) 式を仮定して、前報で報告した K_1 及び K_5 の値を用い ることにする(**表1**)¹⁵⁾⁻¹⁷。

K1=K2=K3=K4,K5=K5=K7=K8
 4核錯体の脱プロトン反応に対する H(n=1,2,
 ...,8)については、参考にできる値が知られていないので適切な値を仮定する必要がある。金属イオン(Mⁿ⁺)の多くは、(27)式に示される脱プロトン反応の標準エンタルピー変化が、17~46kJ・mol⁻¹(4~11kcal・mol⁻¹)の値を示すことが知られている²³)。

$$\frac{x}{y} M^{n*} + H_2 O - \frac{1}{y} M_x (OH)^{(nx+y)*} + H^* \qquad ... (27)$$

この標準エンタルピー変化の範囲を参考にして、各 段階の H_.°の値は、 H_.°= H_.°=…= H_.°= 28.4kJ・mol 1に設定する。詳細を付録に示すが、こ こで仮定した H.°の値は、後述する正反応の活性 化エネルギーを導出する際に用いる値として差し支 えのない数値である。298KでのK,,K,値及び H_° の設定値とを用いて、0.1~0.4mol・dm⁻³の水溶液に 対する358~373KでのK,及びK,の値を(25)式によりそ れぞれ求めた(表1)。

種々の反応条件における酸解離定数K₁~K₀の適切 な値を見積もることができたので、これらの値を用 いて、(14)~(24)式の連立1階微分方程式を解いて各 段階の生成速度定数を決定する。図1~図3に示し た水和ジルコニアの生成率と加熱時間との関係からk, ~ k。の値を同時に求めることができないので、前報15)~17) と同様に生成速度定数について絞り込みを行い、 k, の値を実験的に求めることにした。すなわち、水和 ジルコニアの生成速度は、(28)式に示すように酸解離 過程に支配されており、生成速度定数k₁~k₂が等し いものと仮定するい。

 $k_1 = k_2 = \dots = k_8 \quad k_9$...(28) 初期条件としてt=0でZ₁⁸⁺種のみが存在するとし、 K,及びK,の値を用いて(表1)、Runge-Kutta法²⁴⁾に より(14)~(24)式の連立1階微分方程式を解き、水和 ジルコニアの生成率曲線に対応するZ。種の計算曲線 が実測値に合うように生成速度定数k,を求めた(表1)。 ここで、(13)式の生成速度定数k。は全ての水溶液で同 じ値とし、その適当な値としては(28)式の関係から全 ての反応時間で〔Z, 〕/(〔Z, 〕+〔Z, 〕) 1の関係をほ ぼ満足する最小の値k。=1h⁻¹を用いた。図1~図3 に、種々の反応条件について計算された結果を実線 でそれぞれ示すが、実測値と計算値とがよく一致し ていることが分かる。これらの結果から水和ジルコ ニアの生成速度定数は、ZrOCI」濃度一定の条件で反 応温度が低下すると、または同一の反応温度の条件 でZrOCI。濃度が増加するとそれぞれ減少していくこ とが分かった。

次に、0.1~0.4mol・dm-3の水溶液について得られ た生成速度定数と反応温度との関係にArrheniusの式 を適用して、酸解離過程に対する各素反応段階の活 性化エネルギーを実験的に決定する。Arrheniusの式 は、次式で与えられる。

 $k_n = A_n \exp\left(-\frac{E_n}{RT}\right)$(29)

ここで、k₍(n=1,2,...8)は、n段目の素反応に おけるイオン強度1=0の時の生成速度定数である。

また、A_{_}及びE_{_}(n=1,2,...8)については、そ れぞれ頻度因子、活性化エネルギーを表す。電解質 溶液系の化学反応における生成速度定数k_は、(30)式 に示すようにイオン強度Iの関数で表されるk(1)の 項とkとの積で与えられる。

 $k_n = k_n(1) \cdot k_n^\circ$ (30)式に(29)式を代入し、両辺について自然対数をと ると、

 $\ln k_n = \ln \left(k_n (1) A_n \right) - \frac{E_n}{PT}$(31) が得られる。ここで、A,, E,及びk,(I)は、(28)式の仮 定から、それぞれA₁ = A₂ = ... = A₈, E₁ = E₂ = ... = E₈, 及び $k_1(1) = k_2(1) = \dots = k_n(1)$ の関係で表される。

図7に、ZrOCI、濃度0.1~0.4mol・dm⁻³の合成条件 で得られたk,のArrheniusプロット (lnk,対T⁻¹)を示 す。全温度域で単斜相が生成している0.1及び 0.2mol・dm⁻³の水溶液ではプロット(, △)が直 線的な関係となり、368K以上で単斜相() 363K 以下でCI含有化合物()が生成する0.4mol・dm⁻³ の水溶液では、結晶構造変化の境界温度に推定され る366Kを屈折点にして勾配の異なる2本の直線的な 関係を示した。これらの直線の傾きとInk,切片から、 (31)式のE,とk,(I)・A,の値をそれぞれ求めた(表2)。 ここで求めたk(I)・A,の値は、標準エンタルピー変 化(H₀°=28.4kJ・mol⁻¹)の値を仮定して導出して いるために、絶対値としての議論はできないものの、 相対的な比較としては、取り扱い可能な数値である



Fig. **7** Arrhenius plots of rate constants determined at different ZrOCl₂ concentrations. The symbols **O**, \triangle , and refer to the data for monoclinic hydrous zirconia particles synthesized at ZrOCI2 concentrations of 0.1, 0.2, and 0.4 mol·dm $^{\text{-}3},$ respectively. The symbol denotes the data for hydrous zirconia particles with high chlorine content synthesized from a ZrOCl₂ solution of 0.4 mol • dm⁻³ concentration.

...(30)

[ZrOCl ₂]	Temp. range	Activation energy	Apparent
(mol • dm ³)	(K)	E₁ (kJ • mol¹)	k_1 (1)• A ₁ (h ⁻¹)
0.1	358 ~ 373	1.3 × 10²	3.4 × 10 ¹⁷
0.2	358 ~ 373	1.3 × 10²	2.3 × 10 ¹⁷
0.4	366 ~ 373	1.3 × 10 ²	1.5 × 10 ¹⁷
0.4	358 ~ 366	7.7 × 10	4.2 × 10°

Table 2Activation energies and apparent frequency factors determined for variousZrOCl2concentrations and reaction temperatures

(付録参照)。単斜相の生成領域(,△,)では、 各濃度の水溶液とも同じ値E₁ = 1.3 × 10² kJ・mol⁻¹と なり、k(1)・A, 値については、ZrOCI, 濃度の増加と ともに3.4×10¹⁷~1.5×10¹⁷(h⁻¹)に減少していく傾 向を示した。一方、CI含有化合物の生成領域(については、単斜相が生成する反応系よりも小さい 值、E₁ = 7.7 × 10kJ · mol⁻¹、k(1) · A₁ = 4.2 × 10⁹ (h⁻¹) がそれぞれ得られた。これらの結果から、水和ジル コニアの結晶構造が単斜相からCI含有化合物に変化 すると、酸解離過程に対する各素反応段階の活性化 エネルギーとk(I)・A,の値は両方とも減少すること が分かった。本著者らは、反応温度373Kにおける水 和ジルコニアの生成速度とZrOCI、濃度との関係を速 度論的に解析して、ZrOCI,濃度の増加とともに生成 速度定数のk(I) 項の値が減少することを報告した15%。 本結果においても、ZrOCI,濃度が増加するとk(I)・ A₁の値が減少しており、前報¹⁵⁾と同様に、濃度増加 とともにk(1)が減少していくことが確認された。

ZrOCI,濃度0.4mol・dm⁻³の水溶液では、反応温度 が363K以下になると、水和ジルコニアの生成速度が 低下するだけでなく、XRD測定と化学分析の結果 (図4及び図5)から結晶構造も変化することが示さ れている。さらに、図7に示したArrheniusプロット からCI含有化合物の酸解離過程の活性化エネルギー が単斜相のものよりも小さくなっており、単斜相が 生成する酸解離過程とは異なった反応機構でCI含有 化合物が形成されていると考えられる。既報で、反 応温度373KにおけるZrOCI,濃度依存性を検討してお り、0.5mol・dm-3以上の濃度で生成する水和ジルコ ニア微粒子はCI含有量(~~0.5mass%)が高くなり、 単斜相から面間隔(d=1.3nm)の長い長周期性の結晶 構造に変化することを示した¹¹)。また、このCI含有化 合物が生成する要因としては、(32)式の配位子置換反 応により生成するCI含有4核錯体(〔Zr(OH),CI_・

(4 - m)H₂O)₄^{(8-4m)+})が、脱プロトン反応して重合す るためと考察した¹¹)。

$Zr(OH)_2 \cdot 4H_2O_{*}^{**} + 4mCl^{-1}$ $Zr(OH)_2Cl_m (4 - m)H_2O_{*}^{(*-4m)*} + 4mH_2O_{*}...(32)$

本結果についても約0.5mass%のCI含有量で面間隔 (d=1.3nm)の広い長周期性の結晶構造に変化してお り、上記と同様のメカニズムでCI含有化合物が生成 しているものと考えられる。CI含有化合物の酸解離 過程の各段階の活性化エネルギーとk(I)・A,とは、 両方とも単斜相のものよりも小さくなっており、こ の減少傾向はCI含有4核錯体の酸解離過程に起因し ているものと推察されるが、この挙動を明らかにす るためには、CI含有4核錯体の酸解離過程と生成速 度との関係を詳細に検討する必要がある。

[2] 水和ジルコニア微粒子の生成メカニズム

図8に、ZrOCI。の加水分解反応により生成する水 和ジルコニア微粒子の生成メカニズムの概要を示す。 水溶液中では、ZrOCI,・8H,Oは4核錯体(とし て表示)を形成しており、この4核錯体は(3)式に示 される脱プロトン反応により配位水からH*を放出す る22)。この水溶液を加熱すると、(3)式の平衡は右側ヘシ フトするので^{25, 26)}、[Zr(OH), (4 - x)H, O]^{(8 - 4x)+} の濃度は増加することになる。脱プロトン反応で生 成した〔Zr(OH),、、·(4 - x)H,O〕、(8 - 4x)+が重合 すると、ポリマー種が形成され²²⁾、このポリマー種の 濃度が臨界過飽和度の領域に到達すると、結晶核が 発生し、結晶成長して結晶子が形成される11,18,19,20)。 さらに、結晶子同士が凝集することによって、水和 ジルコニアの1次粒子が形成されることになる12,14)。 この1次粒子のサイズは、DLVO理論を適用して定性 的に予測することが可能である12,14)。

本実験では、反応温度の低下とともに水和ジルコ ニア微粒子の1次粒子径が変化しており(図6)結 晶子間の凝集(均一凝集:Homocoagulation)過程、



Fig. 8 Schematic representation of the formation mechanism for hydrous zirconia particles by hydrolysis of ZrOCl₂.

あるいは結晶子と成長段階の1次粒子の凝集(不均 一凝集:Heterocoagulation)過程に、反応温度が影響 を及ぼすことが確認されている。この挙動を明らか にするためには、粒子間の凝集を支配している粒子 表面のポテンシャル(電位)と反応温度との関係 を詳細に検討する必要がある。

5.結 論

ZrOCl₂水溶液の濃度と反応温度を変化させて加水 分解反応を行い、生成する水和ジルコニア微粒子の 生成速度に及ぼすZrOCl₂濃度と反応温度の影響につ いて調べた。得られた結果は、以下のとおりである。

- (1)ZrOCl₂濃度0.1及び0.2mol・dm⁻³の水溶液を358~ 373Kの反応温度で加水分解させると、全ての温度 で単斜相の構造を有する水和ジルコニア微粒子が 生成した。0.4mol・dm⁻³の水溶液では、368~373K の反応温度で単斜相の水和ジルコニアが生成した ものの、反応温度が363Kに低下すると単斜相から 面間隔の広い長周期性の結晶構造に変化した。
- (2)ZrOCI2濃度0.1mol・dm⁻³の水溶液から生成した水 和ジルコニア微粒子は、反応温度の低下とともに 1次粒子径が約100nmから約250nmに増大し、それ とは逆に、0.4mol・dm⁻³の水溶液から生成したも のは、反応温度の低下とともに約70nmから約50nm に減少していく傾向を示した。0.2mol・dm⁻³の水 溶液については、反応温度の低下とともに1次粒

子径が増大し、363Kで350nm程度の最大粒径とな り、それ以下の温度で減少していく傾向を示した。

- (3)ZrOCI₂水溶液の加水分解反応について酸解離過程 を仮定し、かつ、酸解離定数の適切な値を見積る ことにより水和ジルコニア微粒子の生成速度定数 を実験的に導出した。その結果、水和ジルコニア の生成速度定数は、ZrOCI₂濃度一定の条件で反応 温度が低下すると、または同一の反応温度の条件 でZrOCI₂濃度が増加するとそれぞれ減少していく ことが分かった。
- (4)Arrheniusプロットにより、活性化エネルギー(E,) とk₁(1)・A₁をそれぞれ求めると、単斜相の生成領 域では、各濃度の水溶液とも同じ値E₁ = 1.3× 10²kJ・mol⁻¹となり、k₁(1)・A₁値については、 ZrOCl₂濃度の増加に伴って3.4×10¹⁷~1.5×10¹(h⁻¹) に減少していくことが分かった。Cl含有化合物の 生成領域()については、単斜相が生成する反 応系よりも小さい値、E₁ = 7.7×10kJ・mol⁻¹, k₁ (1)・A₁ = 4.2×10⁹(h⁻¹)がそれぞれ得られた。こ れらの結果から、水和ジルコニアの結晶構造に変化 すると、酸解離過程に対する各素反応段階の活性 化エネルギーとk₁(1)・A₁の値は両方とも減少する ことが分かった。

(5)実験的に求めた各濃度における活性化エネルギー

とk₁(1)・A₁とを用いて、水和ジルコニア微粒子の 生成速度式を解くことにより、出発溶液のZrOCl₂ 濃度と反応温度の測定から水和ジルコニア微粒子 の反応終了時間を測定することが可能になった。

付 録

任意の温度T₁における酸解離定数 $K_n(T_1)$ を既知の 値として、任意の温度T₂で導出される生成速度定数 と標準エンタルピー変化 H^o_nとの関係について調べ た。T₂での酸解離定数 $K_n(T_2)$ は、正反応及び逆反応 の $K_n(T_2) = \frac{K_n(T_2)}{K_{nn}(T_2)}$...(A1) 生 ...(A1)

で表される。Arrheniusの式によれば、 $k_n(T_2)$ 汲び k_n $\begin{pmatrix} T_2 \\ 2 \end{pmatrix}$ $K_n(T_2) = \frac{A_n}{A_{-n}} \cdot \exp\left(-\frac{(E_n - E_{-n})}{RT_2}\right)$...(A2) は、それぞれ $k_n(T_2) = A_n \exp(-E_n/RT_2), k_n(T_2) = A_n$ $_n \exp(-E_n/RT_2)$ で示されるので、これらの関係を(A 1)式に代入すると、

$$K_n(T_2) = \frac{A_n}{A_{-n}} \cdot \exp\left(-\frac{H_n}{RT_2}\right)$$
…(A3)
得られる。ここで、A及びEはそれぞれ頻度因子,活
性化エネルギーを表す。活性化エネルギーと標準エ
 $\sum_{A_n} = K_n(T_1) \exp\left(-\frac{H_n}{RT_1}\right)$
…(A4)
ルピー変化との関係は、 $H_n^{\circ} = E_n - E_n^{\circ}$ で表されるの
で、(A2)式は、

になる。(25)式に(A3)式を代入してK_n(T₂)を消 去すると、

が得られる。(A4)式から、 H_n。はA_n/A_nに作用す る値であることが示されており、本実験で求められ る正反応の活性化エネルギーの値には、直接影響を 及ぼさないことが分かる。

文 献

1)月舘隆明,津久間孝次,セラミックス,17,816

(1982)

- 2) 松井光二, 大貝理治, 嵐 治夫, J. Ceram. Soc. Japan, 103, 6, 593 (1995)
- 3) K. Matsui and M. Ohgai, J. Am. Ceram. Soc., 82, 11, 3017 (1999)
- 4) A. Clearfield, Inorg. Chem., 3, 146 (1964)
- 5) J. R. Fryer, J. L. Hutchison, and R. Paterson, J. Colloid Interface Sci., 34, 238 (1970)
- 6) 村瀬嘉夫, 加藤悦朗, 窯協, 84, 478 (1976)
- 7) 村瀬嘉夫,加藤悦朗,日化,425(1976)
- 8)村瀬嘉夫,加藤悦朗,平野正典,窯協,92,64(1984)
- 9)加藤悦朗,江副正信,近藤正保,村瀬嘉夫,的 場香磁,窯協,95,984(1987)
- 10) 松井光二, 鈴木 一, 大貝理治, 嵐 治夫, セ ラミックス論文誌, 98, 12, 1302 (1990)
- 11) K. Matsui, H. Suzuki, M. Ohgai, and H. Arashi, J. Am. Ceram. Soc., 78, 1, 146 (1995)
- 12) K. Matsui and M. Ohgai, *J. Am. Ceram. Soc.*, 80, 8, 1949 (1997)
- 13) 松井光二,大貝理治, J. Ceram. Soc. Japan, 106, 12,1232 (1998)
- 14) K. Matsui and M. Ohgal, J. Am. Ceram. Soc.,
 83, 6, 1386 (2000)
- 15) 松井光二,大貝理治, J. Ceram. Soc. Japan, 106, 9,883 (1998)
- 16) 松井光二,大貝理治,*J. Ceram. Soc. Japan*, 107, 3,237 (1999)
- 17) 松井光二,大貝理治, J. Ceram. Soc. Japan, 107, 7,643 (1999)
- 18) 松井光二,大貝理治, J. Ceram. Soc. Japan, 107, 10,949 (1999)
- 19) 松井光二,大貝理治, *J. Ceram. Soc. Japan*, 108, 3,304 (2000)
- 20) 松井光二,大貝理治, J. Ceram. Soc. Japan, 108, 10,926 (2000)
- 21)上野景平,"キレート滴定法",南江堂(1979) pp. 405-10
- 22) A. Clearfield, *Rev. Pure Appl. Chem.*, 14, 91 (1964)
- 23) C. F. Base, Jr. and R. E. Mesmer, "The Hydrolysis of Cations", Willy, New York, (1976) pp. 427-28

	著者		著	者
氏名	松井光二	氏名	大貝	理 治
	Koji MATSUI		Michihar	u OHGAI
入社	昭和61年4月1日	入社	昭和50年	₣4月1日
所属	南陽研究所	所属	化成品製	造部
	無機研究分野		部長	
	主任研究員			