# RDF焼却灰の水熱合成による無害化 資源化技術の開発

男成 妥夫\*, 増山 和晃\*,松本 剛\*,湯浅 幸久\*\*,前川 明弘\*\*\*

## Some Aspects on the Use of Refuse Derived Fuel Ash for C-S-H Derivatives by Hydrothermal Synthesis Technique

## by Yasuo ONARI, Kazuaki MASUYAMA, Tsuyoshi MATSUMOTO, Yukihisa YUASA and Akihiro MAEGAWA

Hydrothermal syntheses of calcium silicate hydrate(C-S-H) derivatives were carried out at 180 and10atmbyemployingrefusederived fuel (RDF) ashasastarting Material for preparation of an adsorbent. The chemical properties, the specific surface area and the adsorption abilities of the prepared adsorbent for pollutants in water were investigated. The results wereshown as follows : 1, RDF ash (Particle size, sub  $\mu m \sim$  some tens of  $\mu m$ ; ; SiO<sub>2</sub>, 31.84 %; CaO, 28.75%; AlO<sub>3</sub>16.35%) was shown to be suitable as a starting material for preparation of the adsorbent (specific surface area, 77.05 m2/g) of C-S-H drivatives structures. 2, In 10 mmol/l HCI aqueous solutions, the elimination of the component from the prepared adsorbent was normally less than that of the corresponding component of RDF ash with exception of calcium.

Key Words: RDFash, C-S-H, Adsorbent

### 1.はじめに

一般廃棄物(ゴミ)を成形古化して得られる固形燃料(RDF)を流動層炉で燃焼させて得られる R D F 焼 却灰を原料とし,水熱処理により多孔質のケイ酸カル シウム水和物系多孔質吸着剤を合成し,その環境汚染 物質に対する吸着剤としての応用を図るため,以下の 諸点について検討した.

RDF焼却灰の微細構造観察と成分分析によるケ イ酸カルシウム水和物系多孔体合成原料としての適

\*\* 研究指導室応用材料チーム

性の検討.

RDF焼却灰からのケイ酸カルシウム系多孔体合 成のための最適水熱処理条件の検討.

合成された多孔体についての諸特性の評価及び環 境汚染物質であるリン酸イオン,アンモニウムイオ ン,有害金属イオン類等に対する吸着剤としての性 能評価.

RDF焼却灰水熱処理物や水熱処理廃液の安全性 の検討.

<sup>\*</sup> 研究指導室化学チーム

## 2. 実験方法

#### 2.1 実験方法

#### 2.1.1 RDF 焼却灰

RDF焼却灰は,県下で発生した一般廃棄物を,日 本リサイクルマネジメント(RMJ)方式により固形 燃料(RDF)化し、流動層炉で焼却した際に生成し た焼却灰(以後RDF焼却灰と呼ぶ)を用いた.また 比較のため一部でそれ以外の2種類のRDF焼却灰を 用いた.

### 2.1.2 実験装置及び方法

RDF焼却灰は鉱酸で分解した後,日本ジャーレル アッシュ社製AA-880型原子吸光光度計,セイコー 電子工業㈱製SPS - 7700型及び同社製SPS1500VR 型プラズマ発光分光分析装置(ICP-AES), 横河 アナリティカル社製ΗΡ-4500型高周波プラズマ質量 分析装置(ICP-MS)によりその成分の定性定量分 析を行った.また, RDF焼却灰やその水熱処理物を 粉砕してブリケット化したりホウ酸リチウムで希釈し てガラスビード化した後,島津製作所製XRF-1700 WS型全自動蛍光X線分析装置によりその主成分の分 析を行った. RDF焼却灰の鉱物組成はフィリップア ナリティカル社製 P W3050型 X 線回析装置を用いて測 定した.比表面積の測定にはクアンタクローム社製ク アンタクロームオートソープ自動ガス吸着システムを 用いた.顕微鏡写真撮影と定性的な元素分析には堀場 製エネルギー分散型 X 線分析装置を備えた日立製作所 製S4100FE高分解能走査電子顕微鏡を用いた.

吸着性能の評価は,栄養塩類や重金属類の水溶液に 一定量の水熱処理RDF焼却灰を添加し振とうした後, 残存する栄養塩類や重金属類等の濃度を測定する方法 により行った.

## 2.1.3 焼却灰の水熱処理

RDF焼却灰の水熱処理により吸着能を有するケイ 酸カルシウム水和物系多孔体を調整する方法について 検討した.RDF焼却灰は,ゴミのRDF化の時点で 数%の石灰が添加されるため,通常のゴミ焼却場から 排出されるゴミ焼却灰と異なりカルシウム分が多くカ ルシウム/ケイ素比が良好で,ケイ酸カルシウム水和 物の原料として優れている.反応条件の検討に先立ち, RDF焼却灰の成分を検討したところ,ややケイ素分 が不足しているが,ケイ酸カルシウム水和物を調整す るのに比較的適したカルシウム,ケイ素,アルミニウ ムの元素構成を有することがわかった.また,最近, 非晶質のケイ酸カルシウム水和物が吸着能を有すると の報告もなされている.これらの事から,得られる吸 着剤の実用性を考慮し,RDF焼却灰は原則としてそのまま原料とする事にし,コストアップ要因となるカルシウム,ケイ素,アルミニウム等の成分調整は行わないことにした.また,そのためこうした条件下で,ケイ酸カルシウム水和物系多孔体を合成するための目安として,ケイ酸カルシウム系鉱物として知られるトバモライトが出来るだけ生成し易い反応条件を探索することにした.検討した反応条件は,反応温度,反応時間,アルカリの添加量等である.実験結果は図1~3に示す通りである.なお,トバモライト生成量の確認は,X線回折パターンの2 :7.8°付近の回折線強度により行った。





以上の実験結果より, R D F 焼却灰は,オートクレ ーブを反応器とし20倍量の1N水酸化カリウム水溶液 中サスペンション状態下180 で10時間の水熱処理を 行うのが適当であると判断されたので,以後この反応 条件を用いることにした.また,得られた水熱処理 RDF焼却灰は蒸留水で洗浄した後メンブランフィル ターで濾過し水分を切り,60 で12日間乾燥して実験 に供した(原料としたRDF焼却灰に対する粗収率 :88.3%).



### 2.2 結果と考察

## 2.2.1 ケイ酸カルシウム水和物系多孔体合成原 料としての R D F 焼却灰の適性の検討

微細構造の観察と元素分析

走査電子顕微鏡によりRDF焼却灰粒子の性状観察 と主要構成元素の定性分析を行った.得られた顕微鏡 写真より,RDF焼却灰は凹凸に乏しい表面を有する サブµm程度サイズの粒子が凝集し数µmから数十 µm程度の大きさの塊状粒子を形成する状態であるこ とが分かった.また,元素分析結果は図4に示す通り で,カルシウム,ケイ素,アルミニウム,ナトリウム, 塩素,カリウム等が主要構成元素である事がわかった.

R D F 焼却灰成分の安性定量分析

RDF焼却灰を乾燥した後粉砕し,プリケット化し て蛍光X線分析装置によりファンダメンタルパラメー ター法による成分の安性定量分析を行った.その結果 を図5に示す.その結果,RDF焼却灰には,カルシ ウム,ケイ素,イオウ,リン,マグネシウム,ナトリ ウム,カリウム,亜鉛,銅,鉄等の元素が含まれるこ とがわかった.

RDF焼却灰は1030 で20分間仮焼した後,ホウ酸 リチウムで10倍に希釈しガラスビードを作成して蛍光 X線分析装置による測定試料とした.測定結果を表1 に示す.分析結果より,測定したRDF焼却灰の主成 分は,SiO2:31.84%,CaO:28.75%,Al2O3:16.35% (1030 で20分間仮焼した際の強熱減量(Ig.Loss) は12.9%であったので,Ig.Loss分を含んだ計算値 では,SiO2:27.96%,CaO:25.25%,Al2O3:14.36% となる.)で,Ca/(Si+Al):1.10,Al/(Si+Al): 0.26となり,11 トバモライトの様なケイ酸カルシウ ム系鉱物の合成を目的とする場合はややケイ素不足と 成ることがわかった.

RDF焼却灰中における金属元素の含有量をICP - AES及びICP - MSを用いて検討した.RDF 焼却灰は,1030 で2時間仮熱後デシケーター中で放 冷し0.3gをひょう量する.フッ化水素酸(25mI)と硝酸 (10mI)の混酸と共にホットプレート上で加熱蒸発乾固 し,続いて硝酸(10mI)と過塩素酸(10mI)の混酸で分解 しスラリー状となるまで蒸発減容した後,0.1N硝酸約 20mIに加熱溶解し100mIにメスアップし、メンブランフ ィルター(孔径0.45μ)で濾過して測定試料とした. その結果,検出された金属類の濃度は,Zn:

2.32mg/I, Cd: 0.024mg/I, Cr: 0.82mg/I, Cu: 1.15mg/I 等であったが, ヒ素, 水銀等は検出されなかった.

#### 鉱物組成の検討

RDF焼却灰のX線回折パターンの測定例とその帰 属例を図6に示す.これらの結果より,RDF焼却灰 の主たる鉱物組成は,主要構成元素であるケイ素,カ ルシウム,アルミニウム,カリウム及びカルシウム等 のいずれかの元素を含むクオーツ,カルサイト,ライ ム,コランダム,アンハイドライト,塩化カリウム, 塩化ナトリウム等であることがわかった.

~ の検討結果より, RDF焼却灰は, ケイ酸カ ルシウム水和物系多孔体合成原料として適していると 判断された.

2.2.2 水熱処理RDF焼却灰の分析

水熱処理RDF焼却灰成分の定性定量分析

RDF焼却灰の水熱処理物を乾燥した後,粉砕ブリ ケット化し,蛍光X線分析装置を用いてファンダメン タルパラメーター法による定性定量分析を行った.そ の結果を図7及び表2に示す.これらの事から, RDF焼却灰の水熱処理物はCa/(Si+AI):1.26, AI/(Si+AI):0.18,トバモライトの理論組成(11 トバモライト:Ca(Si<sub>6</sub>O<sub>1</sub>H<sub>2</sub>)・4 HO,Ca/Si:0.83, Siは一定量までAIで置換可能で,その場合Ca/(Si+ AI):0.83,AI/(Si+AI):0.16以下が望ましいとさ れている。)と比べた場合は,ケイ素分が少ないことが わかった.

水熱処理に伴うRDF焼却灰の微細構造変化

水熱処理 R D F 焼却灰の微細構造を電子顕微鏡を用 いて観察した.その結果,水熱処理によって板状の結 晶が乱雑に積み重なった乱層構造からなる部分が生長 し、R D F 焼却灰がより空隙の多いポーラスな構造に 変化することがわかった.

水熱処理に伴うRDF焼却灰のX線回折パターンの 変化は図2の通りであった.これらの事から,RDF 焼却灰の水熱処理では,通常のケイ酸カルシウム系鉱 物合成の場合と同様に,まずアモルファスなケイ酸カ ルシウム水和物(C-S-H)が生成し,引き続いてその 結晶化によりトバモライト等のケイ酸カルシウム系鉱 物類の合成がおこり多孔質化が生じるものと思われる.

水熱処理によるRDF焼却灰の比表面積の変化

RDF焼却灰の水熱処理前後での比表面積の変化を 調べた.減圧下350 で3時間乾燥させた試料を用い, 3点式ベット法により比表面積の測定を行った.その 結果を表3に示す.測定結果より,水熱処理前に 6.212㎡/gであった比表面積が,水熱処理後は 77.05㎡/gと12.4倍に増大し多孔質化により 吸着剤に適した構造に変化していることが分かった.



元素	素・ラ	イン	k - レシオ	重量濃度	2	原子パーセント	化 学 式	重量濃度
				(wt%)	(wt%)	(at%)		(wt%)
11	Na	К	0.0000	0.00	0.00	0.000		
13	ΑI	К	0.0619	9.07	1.43	11.606		
14	Si	К	0.1613	22.92	2.02	28.158		
16	S	К	0.0241	3.28	1.10	3.526		
17	CΙ	К	0.1351	17.82	1.87	17.346		
19	К	К	0.0444	5.44	1.30	4.802		
20	Са	К	0.3047	36.72	2.50	31.619		
26	Fe	К	0.0403	4.76	1.99	2.944		
			トータル	100.00	0.00	100.000		

図4 走査電子顕微鏡によるRDF焼却灰の元素分析結果



図5 蛍光X線分析装置によるRDF焼却灰分析プロファイル

## 表1 蛍光X線分析装置によるRDF焼却灰分析結果

分析対象	分析結果	規格	計算 - 処理	分析線	Net強度	生強度
= = = [/		= = = = =				
<b>S i O</b> <sub>2</sub>	31.8424%	ok	定量 - EC	SiKa	79.083	79.619
A I <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	16.3535%	ok	定量 - EC	AIKa	38.340	38.855
F e <sub>2</sub> O 3	3.0221%	ok	定量 - EC	FeKa	70.497	72.024
<b>T</b> i O <sub>2</sub>	1.4924%	ok	定量 - EC	ТіКа	6.156	6.255
MnO	0.0808%	ok	定量 - EC	MnKa	3.098	3.118
CaO	28.7481%	high	定量 - EC	CaKa	385.154	385.154
MgO	3.3643%	ok	定量 - EC	MgKa	3.767	3.776
Na₂O	2.7014%	ok	定量 - EC	NaKa	1.043	1.071
K 2 O	2.5513%	ok	定量 - EC	К Ка	42.474	42.665
P 2 O 5	2.4284%	high	定量 - EC	Р Ка	16.561	16.803
Н	10.000:1		フラックス			



	Card Id	Match score	Rel m score	1 %	Displ	Names	Qual	I
11	33-1161	11.68	0.65	58	-25	Quartz, syn	i S	1
2	05-0586	10.51	0.53	33	-55	Calcite, syn	s	1 1
3	05-0586	10.51	0.53	33	-55	Calcite, syn	I	1 1
4	37-1497	2.50	0.50	4	131	Lime, syn	l s	1 1
5 ;	24-0027	8.39	0.49	28	-83	¦ Calcite	i c	1 1
6	42-1468	5.76	0.41	5	-131	¦ Corundum, syn	¦ s	1 1
7	10-0173	5.71	0.41	5	-131	Corundum, syn	¦ I	1 1
8	37-1496	11.60	0.40	28	-96	Anhydrite, syn	¦ 5	1 1
9	36-0426	9.06	0.35	33	83	Dolomite	; s	1 1
10	29-0308	6.96	0.35	8	62	Fukalite	i I	1 1
11	03-0708	8.62	0.34	9	123	Fluorellestadite	: 0	1 1
12	16-0695	9.30	0.34	6	-108	Cebollite	: 0	1
13	05-0355	8.82	0.34	9	116	Diaspore	I	1 1
14	29-0289	16.96	0.34	9	-136	Vuagnatite	i s	1 1
15	05-0453	10.32	0.33	6	123	Aragonite, syn	¦ I	1 3
16	23-0125	10.81	0.33	23	-67	Xonotlite, syn	¦ I	1 3
17	37-0473	10.45	0.33	33	17	Hauyne	s	1 1
18	16-0333	8.64	0.32	16	37	Hydrocalumite	; 0	1 1
19	33-0296	15.29	0.32	40	45	Jasmundite	; I	1 1
20	41-1382	14.10	0.31	9	62	Rostite	¦ I	1 1

図6 RDF焼却灰のX線回析パターンとその帰属例



図7 蛍光X線分析装置による水熱処理 RDF 焼却灰分析結果

表2 蛍光X線分析装置による水熱処理 RDF 焼却灰分析結果

[分析結果]

分析対象	分析結果	処理一計算	分析線	Net 強度	BG 強度
====[KN	2]				
SiO <sub>2</sub>	35.8863%	定量一FP	SiKa	698.651	2.235
CaO	33.8401%	定量-FP	CaKa	1626.617	5.162
$Al_2O_3$	11.9607%	定量-FP	AlKa	304.139	4.383
MgO	3.9924%	定量-FP	MgKa	29.297	1.076
Fe <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	3.7480%	定量-FP	FeKa	197.129	1.013
K2O	3.6706%	定量-FP	K Ka	283.062	2.644
P2O5	2.9023%	定量-FP	P Ka	104.053	1.714
TiO <sub>2</sub>	2.0690%	定量-FP	TiKa	19.481	0.199
Na <sub>2</sub> O	0.4430%	定量-FP	NaKa	1.769	0.274
SO3	0.4132%	定量-FP	S Ka	15.722	0.951
Cl	0.2508%	定量-FP	ClKa	7.320	0.864
ZnO	0.2391%	定量-FP	ZnKa	28.330	1.748
CuO	0.1990%	定量-FP	CuKa	20.050	1.395
MnO	0.1427%	定量-FP	MnKa	5.938	0.606
PbO	0.0819%	定量-FP	PbLbl	7.530	4.703
SrO	0.0753%	定量-FP	SrKa	21.098	6.091
Cr <sub>2</sub> O <sub>3</sub>	0.0584%	定量-FP	CrKa	1.521	0.408
NiO	0.0177%	定量-FP	NiKa	1.712	1.114
$Co_2O_3$	0.0095%	定量-FP	CoKa	0.670	1.088

MULTIPOINT BET

P/Po	Volume	1/(w(Po/P)-1))
	[cc/g]STP	
1.0250e - 01	1.6683	5.477 E + 01
2.0922e - 01	1.8800	1.126 E + 02
3.0871e - 01	2.0866	1.712 E + 02

A rea =  $6.212 \text{ E} + 00 \text{m}^2/\text{ g}$ 

S lope = 5.645 E + 02

Y - Intercept = -3.878 E + 00

C orrelation C oefficient = 0.999705

C = -1.446E+02

水熱処理RDF焼却灰の比表面積

RDF 焼却灰の比表面積

MULTIPOINT BET

P/Po	Volume	1/(w(Po/P)-1))		
	[cc/g]STP			
1.0337e - 01	20.0420	4.607 E +00		
2.0751e - 01	22.8980	9.149 E + 00		
3.0693e - 01	25.6059	1.384 E + 01		
	A rea = 7.705 E	+ $00 m^2/g$		

S lope = 4.534 E + 01

Y - Intercept = - 1.383 E + 01

C orrelation C oefficient = 0.999747

C = -3.267 E + 02

## 2.2.3 RDF焼却灰成分及び水熱処理RDF焼 却灰成分の溶出特性

RDF焼却灰15gを10mmol/IHCI水溶液150mlに 添加し,室温下6時間振とうし溶出成分のICPによ る定性分析を行った.その結果,各元素の溶出量は, ナトリウム:357mg/I,カルシウム:9.08mg/I, カリウム:1940mg/I,マグネシウム:1.96~0.313mg 1,クロム:0.636~0.098mg/1,アルミニウム:28.1 ~4.34mg/1,ケイ素0.915~0.139mg/I,バリウム: 2.44~0.389mg/I等であった.

水熱処理RDF焼却灰10gを20mmol/IHCI水溶 液100mIに添加し,室温下6時間振とうし溶出成分の ICPによる定性分析を行った.水熱処理RDF焼却 灰成分の溶出量は,ナトリウム:62.5mg/I,カルシウ ム:41.5mg/I,カリウム:433mg/I,マグネシウム: 0.919~0.147mg/I,アルミニウム:0.5mg/I,ケイ 素:1.23~0.191mg/I,バリウム:0.281~0.045mg/ I等であった.実験結果より,カルシウムの溶出は,R DF焼却灰の場合に比べ4.57倍となり,大きく増大す るが,その他の元素では水熱処理により大幅に溶出が 抑制されることがわかった.また,この結果より水熱 処理RDF焼却灰は,廃棄物の処理及び清掃に関する 法律上の有害廃棄物には相当しないと考えられる. 2.2.4 水熱処理RDF焼却灰の吸着性能

水熱処理 R D F 焼却灰は,水中に溶存する環境汚染 物質の吸着剤として有用であると考えられる.そこで, 閉鎖性水域の富栄養化成分であるリン酸イオンやアン モニウムイオン(アンモニウムイオンは溶液の p H に よってはアンモニアとなり悪臭成分でもある.)及び 有害元素である遷移金属イオン類等の吸着性能につい て検討した.

実験は,水熱処理RDF焼却灰0.5gを300ml容の三 角フラスコに取り,初濃度:20mg(NH4<sup>+</sup>)/1の塩化 アンモニウム水溶液もしくは30mg(PO4<sup>3+</sup>)/1のリ ン酸二水素カリウム水溶液を100ml添加し,25 で振と うした後,上澄み中に残存するアンモニウムイオン及 びオルソリン酸イオン量を求る方法によった.その結 果,水熱処理RDF焼却灰単位重量当りの除去アンモ ニウムイオン量及びオルソリン酸イオン量として,振 とう時間1時間の場合で,各々0.9m(NH4<sup>++</sup>)/g及 び1.8mg(PO4<sup>3+</sup>)/gの値が得られた.参考のため リン酸イオン吸着の場合の結果を図8に示す.

水熱処理 R D F 焼却灰の遷移金属イオン吸着能につ いて検討した.実験は, C u (NO<sub>3</sub>)<sup>2</sup> もしくは N i (NO<sub>3</sub>)<sup>2</sup> の水溶液100ml (金属イオンの濃度は, C u<sup>2+</sup>315.32mg/1もしくはN i<sup>2+</sup>:293.02mg/1)に, 水熱処理RDF焼却灰0.5gを添加し,室温下で1時 間振とうし,金属イオンの除去量を求める方法によっ た.その結果,水熱処理RDF焼却灰単位重量当りの 除去金属イオン量は,65.5mg(Cu<sup>2+</sup>)/g及び58.3 mg(N i<sup>2+</sup>)であった.これらの事から,水熱処理 RDF焼却灰によって,水中の遷移金属イオンを効果 的に除去出来る事がわかった.



図8 木熱処理 RDF 焼却灰によるオルソリン酸 イオンの吸着 水熱処理 RDF 灰:0.5g オルソリン酸イオン水溶液:100m 温度:25℃

#### 2.2.5 安全性の検討

RDF焼却灰及びその水熱処理物や水熱処理廃液等 の安全性について検討するため,ダイオキシン類の含 有量と水熱処理廃液中の金属元素成分の分析を行った. その結果,ダイオキシン類の分析結果(実測濃度: ng/g(2,3,7,8-T₄CDD毒性等量:ng-TEQ/ g))は, RDF焼却灰: 25ng/g (0.46ng-TEQ/ g),水熱処理RDF焼却灰:54ng/g(0.62ng-TE Q/g), RDF 焼却灰水熱処理済みスラリー:10ng/g (0.12ng - T E Q / g)であった.また,水熱処理廃液中 の金属元素濃度は,K:20440mg/1,Al:1473mg/1, Na:49.85mg/l,Ti:0.043mg/l,Cr:0.019 Cu:1.84mg/l, Zn:2.8mg/l, Cd:0.00043 mg/1, Pb: 8.65mg/1であった.これらの事から, RDF焼却灰の場合のダイオキシン類濃度は,一般的 なごみ焼却灰の場合(ダイオキシン類濃度はボトムア ッシュで1.8~96ng/g程度まで,またフライアッシュ で500~2400ng/g程度であると報告されている。)に 比べて極端に低く, R D F 焼却灰はリサイクルに適し

ている事が分かった.しかし,本法で用いた水熱処理 条件下では,ダイオキシンを完全に除去することは出 来なかった.

水熱処理廃液の分析結果より,水熱処理廃液は塩類 の濃度が高く,水質汚濁防止法の鉛の排水基準:0.1 mg/1を超えるので,放流する場合は凝集等の方法に より水処理を施すことが必要である.

#### 3.まとめ

県内で発生した一般廃棄物をRDF化した後,流動 層炉で焼却して生成したRDF焼却灰について,その 成分分析や微細構造の観察によりケイ酸カルシウム水 和物系多孔体合成原料としての適正について検討を行 なった.また,水熱処理を施した後の焼却灰について その成分分析,溶出特性及び吸着性能等について検討 した.その結果,以下のような事が明らかとなった.

RDF焼却灰の主成分は,ケイ素,カルシウム, アルミニウム,カリウム,ナトリウム等であり,そ の鉱物組成は,カルサイト,アンハイドライト,ク オーツ,コランダム,塩化カリウム,塩化ナトリウ ム等で,ケイ酸カルシウム水和物を合成するのに適 した組成と成っている.RDF焼却灰の粒径はサブ µmから数+µm程度と微細で,セメントの粒系に 類似している。また,ダイオキシンの含有量も通常 のゴミ焼却灰に比べきわめて少ない.これらの事か ら,RDF焼却灰はケイ酸カルシウム水和物系多孔 体合成原料として用いるのに適している.

RDF焼却灰の水熱処理により,環境汚染物質に 対する吸着能を有するケイ酸カルシウム水和物系多 孔体を合成するには,オートクレーブ中,RDF焼 却灰に対して20倍量の1N水酸化カリウム水溶液を 添加し,180 で,10時間反応させるのが良い.

RDF焼却灰を水熱処理すると,非晶質のケイ酸 カルシウム水和物(C-S-H)を経てトバモライ ト等のケイ酸カルシウム系鉱物類への結晶化が進み 細孔構造が発達して比表面積が増大し,吸着剤に適 した構造と成ると考えられる.

水熱処理 R D F 焼却灰では,カルシウムを除いて その成分の酸性溶液に対する溶出は処理前の焼却灰 に比べて著しく抑制される.

水熱処理 R D F 焼却灰は, 燐酸イオンやアンモニ ウムイオン等の栄養塩類及び遷移金属イオン類等に 対する吸着性能を示し, 吸着剤として有用である.

RDF焼却灰の水熱処理廃液は高塩濃度で鉛を含むため,水質汚濁防止法上問題となるので,排出する場合は水処理が必要である.