

<解説>

マグネシウム化合物による水処理技術

— 基本的機能と応用分野 —

1. はじめに

マグネシウムは、地殻に1.9%，海水に0.13%，陸水に数～数10 ppm含まれている。Mg²⁺は植物の葉緑素に含まれ、光合成において重要な機能を担うなど、動植物の各種の生理作用におけるMg²⁺の役割は大きい。また、軽合金、耐火物をはじめとして、建材、肥料、化学品、医薬品、食料添加物等、幅広い用途に使われている¹⁾。さらに、金属マグネシウムは、将来石油代替エネルギー源の1つとして考えられている水素ガスの吸収剤としても注目されている。

一方、Mg(OH)₂やMgOは水処理剤としても極めて有用なものである^{2)～9)}。これらは、NaOH, Ca(OH)₂, CaOなどとともに、主として酸性廃水の中和剤として用いられる¹⁰⁾。価格は NaOH > MgO > CaO であるが、安定供給の面や水処理剤の有用性から考えると、今後その応用分野は益々増大することが期待される。マグネシウム化合物は、酸の中和作用の他、重金属^{2,3,6)}、有機物^{4,7,9)}、リン化合物⁸⁾、汚泥⁵⁾などに対して、沈殿、吸着、凝集などの水処理剤としていろいろな機能を有する。さらに、生成するフロックの沈降あるいはろ過速度が大きく、スラッジの含水率が低いという特徴を有する。このことから、鉱山や工場廃水のみでなく、生活系排水の処理剤としても有用である。

ところが、マグネシウム化合物の機能性から考えて、これを活用した水処理技術の応用例は、現在のところ少ないようと思われる。そこで、まず、これらの製法および基本的な物理化学および生物化学的な特性について簡単に述べる。つぎに、水処理剤としての機能およびその操作について論じ、最後に応用分野と今後の展望を概説する。

村上定瞭*
右田真理子*

2. マグネシウム化合物の製法

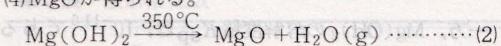
国内のマグネシウム化合物全体の総需要は判らないが、最大の用途である耐火物の原料であるマグネシアクリンカー(MgO)の過去数年間における年間需要は、約60万tである。国産は約40万tで、輸入が約20万tである。国内の生産能力は約60万tであり、輸出は8～10万tである。国内で生産されている製品の80%は海水から直接抽出されたもの(海水-石灰法)¹¹⁾で、残りの20%がドロマイトや製塩工業の副生成物である苦汁を原料としている。特に、海水-石灰法は安定供給の面で有利であろう。以下、水処理剤として利用されるMg(OH)₂およびMgOに関する製法について概説する。

2.1 海水-石灰法

海水に生石灰あるいは消石灰を加えると、溶存しているMg²⁺が加水分解して、難溶性のMg(OH)₂が生成する。この際、海水中のCO₃²⁻はCa²⁺と反応して難溶性のCaCO₃を生じるので、前もって脱炭酸が行われる。

$Mg^{2+} + CaO(s) + H_2O \rightarrow Mg(OH)_2(s) + Ca^{2+} \dots \dots \dots (1)$

この沈殿を固液分離して、(1)スラリー状Mg(OH)₂が得られる。このスラリーを脱水して、(2)ケーキ状Mg(OH)₂が得られる。さらに乾燥して得られる顆粒状の生成物を微粉碎して、(3)粉末状Mg(OH)₂が得られる。一方、ケーキ状Mg(OH)₂を350°C以上で焼成すると、(4)MgOが得られる。



このとき、焼成温度・時間によって、4.3で述べる吸着剤としての活性が異なる⁴⁾。

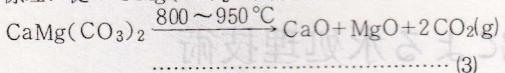
苦汁を出発原料とする製法も、その原理は上記方法と同じである。

2.2 ドロマイトを原料とする製法

ドロマイト CaMg(CO₃)₂を加熱・分解して得られる

* 山口大学工学部

MgOとCaOの混合物を水あるいは海水で処理し、2.1の原理に従ってMg(OH)₂を固液分離する。



以下、各種のマグネシウム化合物の製造法は、2.1と同様である。

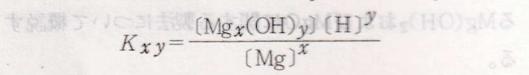
2.1で述べた(1)～(4)のマグネシウム化合物は、いずれも酸性廃水や重金属含有廃水などの処理に用いられているが、価格、処理施設の装置、処理プロセスなどによって使い分けられる。

3. マグネシウムの物理化学的および生物化学的特性

Mgは周期律表のIIaに属し、Ca、SrやBaとともにアルカリ土類金属と呼ばれる。しかし、Ca、SrおよびBaの性質は類似しているが、これらの金属と比べてMgはやや異なっており、さらにFeやAlと似た性質もある。以下、水処理に関連するMgの基本的な性質について概説する。

3.1 加水分解反応および無機ポリマー

水中のMg²⁺は、アルカリ性でつぎのように加水分解して、種々の水酸化物イオンを形成する¹²⁾。



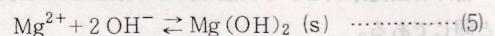
$$K_{xy} = \frac{[\text{Mg}_x(\text{OH})_y^{(2x-y)+}][\text{H}^y]}{[\text{Mg}^{2+}]^x}$$

第1表に、MgOH⁺およびMg₄(OH)₄⁴⁺の熱力学的平衡定数K_{xy}の値¹²⁾を示す。その他、Mg₂OH³⁺、Mg₂(OH)₂²⁺、Mg₃(OH)₃³⁺、Mg₄(OH)₅⁵⁺などの低分子ポリマーが存在するとも言われているが、これらのK_{xy}は求められていない。

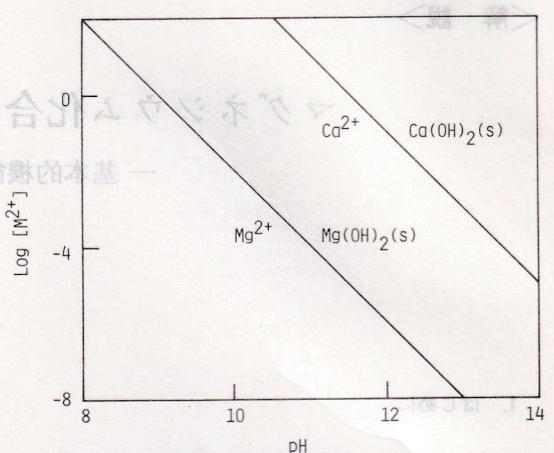
第1表 加水分解平衡定数¹²⁾

Reaction	Log K _{xy}
$\text{Mg}^{2+} + \text{H}_2\text{O} \rightleftharpoons \text{MgOH}^+ + \text{H}^+$	-11.4
$4\text{Mg}^{2+} + 4\text{H}_2\text{O} \rightleftharpoons \text{Mg}_4(\text{OH})_4^{4+} + 4\text{H}^+$	-39.7

一方、Mg(OH)₂の溶解度積K_{sp}は、10^{-11.0}である¹³⁾。したがって、第1図に示すように10⁻²mol·l⁻¹のMg²⁺溶液は、pH10くらいで沈殿し始め、pH12付近で完全に沈殿反応は完了する。



$$K_{sp} = [\text{Mg}^{2+}][\text{OH}^-]^2$$



第1図 見かけの溶度積とpHの関係

3.2 難溶性化合物の生成

第2表に、Mg²⁺と反応して水に難溶性の塩を形成する陰イオンおよびその塩の溶解度積¹³⁾を示す。この中で、代表的なものは、Mg₃(AsO₄)₂、MgF₂、Mg₃(PO₄)₂、MgNH₄PO₄、Mg(oxynate)₂などが挙げられる。

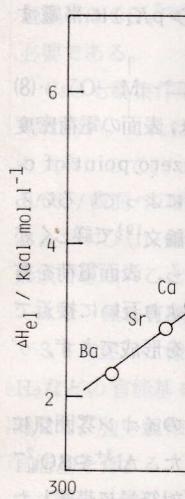
第2表 難溶性塩の溶解度積¹³⁾

Species	Log K _{sp}
Mg ²⁺	
Mg ²⁺ /2 OH ⁻	11.0
3Mg ²⁺ /2 AsO ₄ ³⁻	19.7
Mg ²⁺ /CO ₃ ²⁻	6.0
Mg ²⁺ /2 F ⁻	8.2
Mg ²⁺ /2 IO ₃ ⁻	6.2
3Mg ²⁺ /2 PO ₄ ³⁻	27.2
Mg ²⁺ , NH ₄ ⁺ /PO ₄ ³⁻	12.6
Mg ²⁺ /HPO ₄ ²⁻	7.0
Mg ²⁺ /SO ₄ ²⁻	5.0
Mg ²⁺ /2 oxy nate ⁻	13.6

3.3 キレート化合物の生成

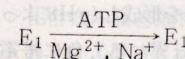
Mg²⁺は、-COOH、-OH、-PO₃H₂などの官能基を有する有機化合物と反応し、安定なキレート化合物を形成する^{13)～15)}。エチレンジアミンテトラアセテート(H₄edta)やオキシンなどが代表的なものである。

第2図に、いろいろなedta⁴⁻との反応熱的相互作用に基づく見かけの反応熱によると似た反応性。



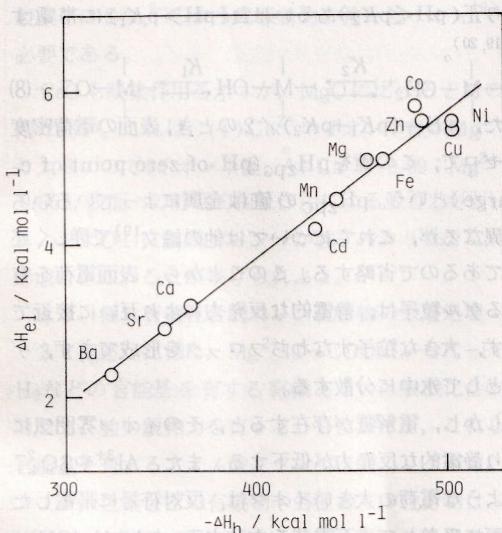
第2図 2価金属イオンの反応熱の量

3.4 生体内における生物進化におけるがクロロプラストはエネルギーに変換し、ようになったことで生物としての活動をになった。同時に生数のMg依存性の酵素は生物進化の初期にな生体内反応の多くす酵素の酸化的リNAの合成、遺伝コードの重要な生体反応に



緑色植物中のMg²⁺に含まれるだけではなく電子伝達系の相互

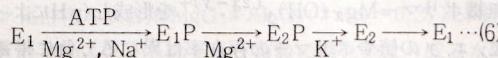
第2図に、いろいろな2価金属イオンの水和熱 ΔH_h とedta⁴⁻との反応熱の静電的項(イオン-イオンの静電的な相互作用に基づく反応熱)の関係¹⁶⁾を示す。この図に見られるように、他のアルカリ土類金属Ca²⁺, Sr²⁺, Ba²⁺よりも2価の重金属Cd²⁺, Mn²⁺, Fe²⁺, Cu²⁺などと似た反応性を示す。



第2図 2価金属イオンの水和熱 ΔH_h とedta⁴⁻との反応熱の静電的項 ΔHeI との関係¹⁶⁾

3.4 生体内における役割

生物進化における最も重要なものの1つに、Mg²⁺がクロロプラストに結合し、太陽エネルギーを化学エネルギーに変換し、生体内にエネルギーを貯蔵できるようになったことである。この結果、単なる有機体が生物としての活動を開始し、生命の維持ができるようになった。同時に生体内にMg²⁺の取込みが行われ、多数のMg依存性の酵素が生み出された。これらの酵素は生物進化の初期に生成したことから、Mg²⁺は基本的な生体内反応の多くに関係する。たとえば、(6)式に示す酵素の酸化的リン酸化をはじめとして、DNAやRNAの合成、遺伝コードのタンパク合成系への転写等の重要な生体反応には、すべてMg²⁺が関与する¹⁷⁾。



緑色植物中のMg²⁺は光受容体であるクロロフィルに含まれるだけでなく、光合成過程I, IIという2つの電子伝達系の相互作用も調節する。また、光合成の

産物である炭水化物は動植物にとって主要なエネルギー源であるが、この化学エネルギーは細胞内のミトコンドリア内において、Mg²⁺の存在下でエネルギー媒体であるATPとして取り出される。さらに、生物の代謝は多くの酵素やホルモンが関与する複雑なプロセスであるが、Mg²⁺は各反応過程を調整する機能を有する。したがって、細胞組織におけるMg²⁺の透過性に変化が起こると、ガン細胞の増殖の引き金となる。また、Mg²⁺は生体内では4番目に多量に存在する陽イオンであり、その50%は骨に存在する。ここではATPと協同し、アモルフォスのリン酸カルシウムを安定化する働きをする。

以上述べた他にも、明確な説明が得られていない多くのMg依存性の生物学的現象が見い出されている。いざれにしろMg²⁺は、原始的な生物から高等な生物まで、これらの生体を構成し、いろいろな機能を有する細胞内に多量に含まれ、生物活動において重要な役割を担う。

4. 水処理剤としてのマグネシウム化合物の特性

Mg(OH)₂やMgO(以下、特にことわらない限り、これらをMgOで代表する。同様に、Ca(OH)₂やCaOについても、CaOで代表する。)は、主として酸性廃水の中和剤として用いられるが、この他に沈殿、凝集や吸着などの水処理剤としての機能を有する。したがって、これらの特徴を利用すれば、高度な水処理技術が可能である。以下、これらの機能およびその機能について概説する。

4.1 一般酸性廃水の中和処理

MgOは、水と反応してOH⁻を生じ、一般の酸性廃水の中和に利用される。3.1で述べた様に、Mg(OH)₂の溶解度積が小さいので、MgOの懸濁液のpHは9.7~10.2である。第3表の解離定数から解るように、塩基としての強さは、NaOH > CaO > MgO > NaCO₃ > NH₃である。したがって、pH制御装置を用いないで低ア

第3表 酸解離定数¹³⁾

Reaction	pK _a
$\text{NH}_4^+ \rightleftharpoons \text{H}^+ + \text{NH}_3$	9.2
$\text{HCO}_3^- \rightleftharpoons \text{H}^+ + \text{CO}_3^{2-}$	10.3
$\text{Mg}^{2+} + \text{H}_2\text{O} \rightleftharpoons \text{MgOH}^+ + \text{H}^+$	11.1
$\text{Ca}^{2+} + \text{H}_2\text{O} \rightleftharpoons \text{CaOH}^+ + \text{H}^+$	12.9

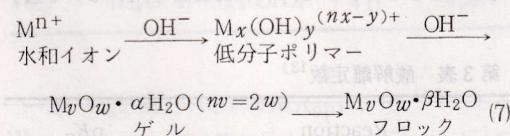
ルカリ領域において廃水処理を行う場合には、MgOはNaOHやCaOより有用である。たとえば、硬水中和においては、NaOHやCaOを用いてpH10.5以上で行うと、水中的Mg²⁺が加水分解して、Mg(OH)₂の沈殿を生じる。このため中和剤の消費量が増大し、さらにスラッジの生成量が多くなる¹⁰⁾。

一方, pHの低い程MgOの溶解速度は速くなるので, 強酸性廃水($pH < 3$)では, NaOHやCaOと比較して速度的な問題は生じない。しかし, 弱酸性廃水の中和処理を瞬時に行う場合には適さない。特に, pH緩衝能を有する酸性廃水や自動pH制御装置を用いて水処理を行う場合には, 中和に遅れ時間が生じてpHの正確な制御が困難となる。このような水処理においては, 第1次中和にMgOを用いて予備的に処理し, 第2次中和にNaOHを用いるなど, 2段あるいは多段のプロセスが採用されている。

4.2 重金属含有廃水の中和処理と凝集作用

金属イオンを中和し、難溶性水酸化物の沈殿として固液分離する方法は、装置および操作が簡単で経費が安いため、最も多く実施されている。一方、生成する水酸化物の沈降やろ過などの固液分離速度、さらにはスラッジの後処理の観点から見ると、沈殿粒子の大きさや含水率が問題となる。 CaO は凝集作用を有する中和剤であるが、 MgO の方がフロックの沈殿・ろ過速度ともはるかに優れており、さらに含水率も低い^{2, 3, 6)}。この理由として、石堂ら³⁾は、 MgO の塩基性度および溶解度が低いため、重金属イオンの加水分解反応が遅いことによると説明している。中和速度も MgO の凝集作用の1つの因子と考えられるが、著者は以下に述べるような反応機構が主な因子であろうと考えている。

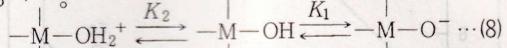
金属イオンの水酸化物生成反応は極めて複雑であり、その生成速度や沈殿の粒径分布は pH や共存物質に強く依存する。一般的な金属イオンの水酸化物沈殿反応は、つぎのような過程によって反応が進行する¹⁸⁾。



(7)式において、 α および β は結晶水および付着水の両方を合わせた数を示す。上式においては、まず、(i) 水和イオンが加水分解して、低分子重合物が生成する。このとき、 x や y のいろいろと異なるものが共存する。この反応は、後段の反応に比べて極めて速く、pHが高

い程その速度は増大する。(ii)低分子重合物はさらに生成して、ゲル状の水酸化物を形成する。ゲル粒子の粒径分布やその形状は、金属の種類、pH、共存物質によって異なる。(iii)ゲル粒子が凝集して、沈降性のフロックが形成される。水酸化物の生成速度および反応機構の詳細は他の論文¹⁸⁾で述べてあるので省略する。

ところで、水酸化物の表面は解離反応を行い、pHにより正($pH < pK_2$)あるいは負($pH > pK_1$)に帯電する^{19, 20)}。



また、 $pH = (pK_1 + pK_2) / 2$ のとき、表面の電荷密度はゼロで、この値を pH_{zpc} (pH of zero point of charge) という。 pH_{zpc} の値は金属によっていろいろと異なるが、これらについては他の論文¹⁹⁾で詳しく述べてあるので省略する。このことから、表面電荷を有するゲル粒子は、静電的な反発力により互いに接近できず、大きな粒子すなわちフロックを形成できず、ゲルとして水中に分散する。

しかし、電解質が存在すると、そのイオン雰囲気により静電的な反発力が低下する。また、 Al^{3+} や SO_4^{2-} のような電荷の大きいイオンは、反対符号に帶電した表面に吸着して表面電荷を中和する。また、 $\text{Al}_x(\text{OH})_y(3x-y)^+$ のような無機ポリマーや各種の有機高分子凝集剤は、反対符号に帶電した表面電荷を中和するとともに、ファンデルワールス力や水素結合などにより粒子間に架橋を形成する²¹⁾。以上のような機構により、ゲルは凝集して沈降性のフロックを形成する。この際に、電解質、無機ポリマー、有機高分子凝集剤には最適の濃度があることは言うまでもない。

ところで、MgOの凝聚作用には、つぎのような特徴がある^{2,3,6)}。(i)アルカリ性領域では、単独で凝聚作用を示す。(ii)酸性領域では、 SO_4^{2-} などの多価陰イオンの共存下で凝聚作用を示す。

多くの水酸化物は、アルカリ性溶液では(8)式の反応により、表面は負に帯電している。そこで1部のMg²⁺は、ゲル粒子の表面に吸着して負電荷を中和し、ゲル粒子間の静電的反発力を弱める。しかし、MgOの凝集能はつぎに述べる因子の寄与が大きいと考える。3.1で述べた様に、アルカリ性領域ではMg²⁺は低分子の無機ポリマーMg_x(OH)_y^{(2x-y)+}を形成し(pHによって、x, yの値やポリマーの存在率は異なる)、負に帯電したゲル状の水酸化物表面に吸着し表面電荷を中和するとともに、架橋形成によりゲル粒子を接着する機能を有する。このとき、Al_x(OH)_y^{(2x-y)+}や有機高分

子凝集剤と比較し
低いフロックが得
た場合、フロッグ
理の面から考える
つぎに、酸性顎
ものが多い。この
ゲル粒子の表面に
凝集には SO_4^{2-} の
必要である。

CaO も凝集作用
用は弱い。これは
り大きいので(イオ
0.66), 表面への静
と, および(ii)無機
形成できないこと

4.3 極性有機化學

分子重合物はさらに生成する。ゲル粒子のpH、共存物質に集して、沈降性の生成速度および反応があるので省略する。離反応を行い、pHに

$pH > pK_1$ に帯電す

$\xrightarrow{K_1} \text{M}-\text{O}^- \cdots \text{(8)}$

き、表面の電荷密度 of zero point of c- 属によっていろいろの論文¹⁹⁾で詳しく述から、表面電荷を有により互いに接近でクを形成できず、ゲ

そのイオン雲囲気にまた、 Al^{3+} や SO_4^{2-} 反対符号に帯電したる。また、 $\text{Al}_x(\text{OH})_y$ 各種の有機高分子凝電荷を中和するとと素結合などにより粒ような機構により、を形成する。この際高分子凝集剤には最ない。

は、つぎのような特徴では、単独で凝集作 O_4^{2-} などの多価陰イ

性溶液では(8)式の反応。そこで1部の Mg^{2+} 負電荷を中和し、ゲルしかし、 MgO の凝集大きいと考える。3.1 では Mg^{2+} は低分子の O^{2-} を形成し(pH によつ率は異なる),負に帯電着表面電荷を中和すレ粒子を接着する機能 $y^{(2x-y)^+}$ や有機高分

子凝集剤と比較して、架橋の長さが短いので含水率の低いフロックが得られる。特に、高分子凝集剤を用いた場合、フロックの含水率が高い¹⁰⁾ので、スラッジ処理の面から考えると MgO は有利である。

つぎに、酸性領域では水酸化物は正に帶電しているものが多い。このため、 Mg^{2+} は静電的反発力によりゲル粒子の表面に吸着できない。したがって、ゲルの凝集には SO_4^{2-} のような吸着力の強い陰イオン¹⁸⁾が必要である。

CaO も凝集作用を示すが、 MgO に比べるとその作用は弱い。これは、(i) Ca^{2+} のイオン半径が Mg^{2+} より大きいので(イオン半径、A: Ca^{2+} , 0.99 : Mg^{2+} , 0.66), 表面への静電的相互作用による吸着力が弱いこと、および(ii)無機ポリマーが強アルカリ性でないと形成できないことが挙げられよう。

4.3 極性有機化合物やリン化合物の吸着処理

3.3で述べた様に、 Mg^{2+} は $-\text{COOH}$, $-\text{OH}$, $-\text{PO}_3\text{H}_2$ などの官能基を有する有機あるいは無機化合物に対して、強い親和力を有する。したがって、これらの官能基を有するアミノ酸、タンパク質、リグニン、デンプン、色素などの有機物や各種のリン化合物は、固体 MgO の表面に吸着しやすい。ただし、この吸着特性はpH依存性が強い。官能基のプロトンが未解離のままで吸着力が弱いので、pHを官能基の pK_a 以上に保つ必要がある。一方、 MgO ($pH_{zpc} = 12.4$)の表面は、pH 12.4以上では負に帯電し、解離した官能基の陰イオンと静電的反発力により、吸着力は弱まる。したがって、処理水は $pK_a < \text{pH} < 12.4$ に維持する必要がある。官能基の pK_a は、有機分子の骨格構造によって異なるが、 $-\text{COOH}$, $-\text{OH}$, $-\text{PO}_3\text{H}_2$ の pK_a は、それぞれ4, 6~8, 8~10である。 MgO の懸濁液は、pH 9.7~10.2であるので、最適のpH条件である。

つぎに、吸着量は固体 MgO の表面積に依存する。表面積すなわち活性度は、 MgO の焼成温度に依存する。(2)式に示すように、 $\text{Mg}(\text{OH})_2$ の分解温度は350°Cであるが、低温では MgO の生成が不完全で、高温では MgO が焼結し結晶化する。400~500°Cで焼成したもののが比表面積が最大で、吸着能が最もよい⁴⁾。

また、 MgO と Al_2O_3 のそれぞれの特性を利用したりん化合物の吸着剤 $\text{MgO} \cdot x \text{Al}_2\text{O}_3$ ($x = 0 \sim 0.25$)も開発されている⁸⁾。このような複数の酸化物より成る水処理剤の pH_{zpc} は、各成分の pH_{zpc} にモル分率を乗じた値の総和に等しい^{19, 20)}。このような吸着剤は、組成比によって pH_{zpc} を変えることができるので、廃水中

の有機物の種類によって処理液の最適pH($pK_a < \text{pH} < pH_{zpc}$)を任意に設定することが可能である。

5. マグネシウム化合物を利用した応用分野と今後の展望

4で述べた様に、水処理剤としての MgO は種々の機能を有することから、その応用分野は広い。ここでは、実用化されている分野および今後応用可能な分野を挙げるとともに、これらの処理技術における留意点を述べる。

5.1 金属表面処理および酸洗浄の廃水処理

鉄、鋼、アルミニウムなど各種の鉄および非鉄金属の製練・加工・組立工場、あるいはメッキ・塗装工場などにおける金属表面処理や酸洗浄の廃水処理に、 MgO は広く用いられている。さらに、各種工場のボイラーや水循環パイプのスケール処理廃水や鉱山の廃水などにも用いられている。これらの廃水中には、多量の重金属が含まれており、4.2で述べた方法によって処理される。ただし、大量の水処理には、価格の面から CaO が利用され、 MgO はその特性を生かした高度な廃水処理に用いられている例が多い。たとえば、これらの廃水中には硫酸イオンが多く含まれていることが多い。この場合、 CaO を用いると第2表に示すように難溶性の CaSO_4 が生成しスラッジ量が多くなるので、 MgO が利用される。しかし、このような特殊の場合に限らず、今日ではスラッジ処理の経費増大により、沈降性・低含水率とともに良好な効果を示す MgO は CaO に代わりつつある。また、 CaO を全部 MgO に切り換えるなくても、 CaO と MgO の併用によりその効果が得られる。

つぎに、 MgO の使用に限らず、中和による金属含有廃水処理における留意点を述べる。廃水中の各成分を分離回収する処理や特殊な個別処理の必要がない場合には、なるべく多種の金属が混存する方が凝集効果の点で有利である。4.2で述べた様に、金属水酸化物のゲル粒子の pH_{zpc} は金属によって異なるので、これらの表面電荷の符号はいろいろと異なる。したがって、正あるいは負に帯電したものは互いに結合し、さらに無機ポリマーの形成は凝集効果を高める。業種の異なる工場が密集している地区では、共同で一括して廃水処理を行う方がよい。また、大規模工場やコンビナートでは、各プロセスからの廃水は一括処理する方が望ましい。この場合の処理水の最適pHは次式で与えられる。

x_i : 各成分のモル分率

$pH_{ZPC}(i)$: 各成分の水酸化物の pH_{ZPC}

以上のことから、無機ポリマーや有機高分子凝集剤の添加量を軽減でき、さらに含水率が低下しスラッジ処理の経費が安くなる。また、共沈により低濃度の重金属の除去率が向上する。ただし、ある成分が両性物質であるため上記pHにおいて水酸化物が溶出したり、あるいはこの成分の水酸化物生成の最適pHがpHよりも大きくなっている場合には、2次処理あるいは別個処理が必要であることは言うまでもない。また、金属イオンと反応して可溶性でしかも安定な錯イオンやキレートイオンを形成する陰イオンや有機化合物を含む廃水の混入は望ましくない。

5.2 極性有機化合物を含む工場廃水処理

この分野の実用例は、現在のところ比較的少なく、パルプや染料工場の廃水中のリグニンや色素などの吸着処理に利用されている。しかしながら、4.3で述べた様に極性有機物のMgOへの吸着率が高いので、今後この分野への応用も普及するものと思われる。さらに、無極性の有機物に対する吸着力の強い活性炭やアンスラサイトとMgOの併用により、極性および無極性両方の有機物や油状物質を含む廃水処理の効率が高まる。また、活性汚泥法と組み合わせ、生物処理では除去できないCODや色素の処理に、MgO吸着法は特に有効である^{7,9)}。

極性有機物の処理において留意すべきことは、処理pHと共存する金属イオンである。4.3で述べた様に、官能基のプロトンが未解離のままで吸着率が低いので、 $pH > pK_a$ に維持する。つぎに、金属イオンは極性有機物と安定なキレートを形成し、固体表面への吸着率が低下する。したがって、鉄やアルミニウムなどの金属イオンを含む廃水と混合しないことが重要である。金属キレートはアルカリにすれば分解するが²²⁾、MgOの懸濁液のpHで分解しない場合には、CaOやNaOHの併用による高アルカリ処理が必要である。

5.3 生活系排水处理

現在のところ、生活系排水処理へのMgOの応用例はほとんどない。しかし、猪狩ら⁸⁾は家庭雑排水中の各

種形態のリン化合物の吸着除去にMgOが極めて有用であることを示している。また、石堂ら⁵⁾は生活系排水処理において、汚泥の前処理に使用される塩鉄・石灰法にMgOを併用すると、つぎに示すような利点があることを指摘している。(i)薬剤の添加量が少なく、特にCaOを $\frac{1}{2}$ ～ $\frac{1}{4}$ に低減できることから、CaCO₃の生成が大幅に減少する。(ii)ろ過性、脱水性のよい汚泥が得られる。(iii)脱水ケーキ量や焼却灰量が低減できる。(iv)ろ布の目詰まりが軽微である。(v)低アルカリで処理できる。

水と接している生物の界面も $-OH$, $-COOH$, $=NH$ などの親水性の官能基を有する。 Fe^{2+} や Fe^{3+} と同様に, Mg^{2+} は $-O^-$ や $-COO^-$ などに対する親和力が強い。したがって、4.2で述べた様に, $-O^- \cdots Mg^{2+} \cdots -O-$ や $-O^- \cdots Mg_x(OH)_y^{(2x-y)+} \cdots -O-$ などの架橋を形成し、汚泥の凝集効果を高める。また、 Mg^{2+} が汚泥表面の官能基と反応して、 $(-O^-)_2Mg^{2+}$ のようなキレートを形成し、表面の水和層を除き、含水率、脱水性ともに良好なスラッジが得られるものと考えられる。

以上のような特性を利用して、一部の地方公共団体では実験段階ではあるが、生活系排水処理にMgOを利用し、リンの除去や汚泥処理に効果を上げている例もある。また、生物処理にMgOを添加すると、生物の活性が増加することも知られている。この1つの因子として、3.4で述べた様にMg²⁺の生体内での各種の機能により、生物の消化作用が促進されることが挙げられよう。今後、生活系排水処理におけるMgOの研究が盛んになり、処理技術の向上と経費節減が期待される。

6. おわりに

* 水処理剤としてのマグネシウム化合物の基本的な特性を、主として物理化学的な観点より概説した。MgO を用いた水処理プロセスについては、個々の廃水や処理目的によって異なるので省略した。特に、他の処理剤との併用においては、処理剤の量および添加順により生成するスラッジの性質が大きく異なったり、あるいは MgO の効果が全くない場合もあるので、そのプロセス設計においては十分注意すべき事は言うまでもない。

現在のところ、CaO と比較して MgO の応用例は極めて少ない。MgO に関する基礎研究を始め、実際の処理プロセスやプラントにおけるデータの蓄積により、

今後MgOの特性を
れる。

また、排ガス中の
MgOは優れた機能
は省略した。

なお、本原稿の執
社、松尾 裕および
賜った。両氏に厚く

文 献

- 1) 化学工業日報,
 - 2) 石堂 哲, 宮之
20, 415 (1978).
 - 3) 石堂 哲, 五十
用水と廃水, 20,
 - 4) 石堂 哲, 宮之
水と廃水, 20, 11
 - 5) 石堂 哲, 宮之
21, 192 (1979).
 - 6) 石堂 哲, 宮之
(1977).
 - 7) 猪狩倣将: 化学
 - 8) 猪狩倣将, 横山
大熊恒雄, 加藤啓
 - 9) 加藤啓介, 吉田
87 (1978).
 - 10) 岩井重久 監修
... 環境技術研

今後MgOの特性を生かした水処理技術の向上が望まれる。

また、排ガス中の SO_2 や NO_x などの吸収剤としても MgO は優れた機能を有するが²³⁾、排ガス処理については省略した。

なお、本原稿の執筆にあたり、宇部化学工業株式会社、松尾 裕および菊留正夫の両氏に貴重な御意見を賜った。両氏に厚く謝意を表する。

文獻

- 今後MgOの特性を生かした水処理技術の向上が望まれる。

また、排ガス中のSO₂やNO_xなどの吸収剤としても、MgOは優れた機能を有するが²³⁾、排ガス処理について省略した。

なお、本原稿の執筆にあたり、宇部化学工業株式会社、松尾 裕および菊留正夫の両氏に貴重な御意見を賜った。両氏に厚く謝意を表する。

文 献

 - 1) 化学工業日報, 昭和57年5月4日, p.4.
 - 2) 石堂 哲, 宮之原 熊, 宮崎 弘: 用水と廃水, 20, 415 (1978).
 - 3) 石堂 哲, 五十嵐喜正, 宮之原 熊, 宮崎 弘: 用水と廃水, 20, 787 (1978).
 - 4) 石堂 哲, 宮之原 熊, 浅野精一, 新掘圭介: 用水と廃水, 20, 1193 (1978).
 - 5) 石堂 哲, 宮之原 熊, 浅野精一: 用水と廃水, 21, 192 (1979).
 - 6) 石堂 哲, 宮之原 熊: 公害と対策, 13, 1099 (1977).
 - 7) 猪狩俊将: 化学と工業, 31, 282 (1978).
 - 8) 猪狩俊将, 横山正一郎, 板矢柳太郎, 渡辺寛臣, 大熊恒雄, 加藤啓介: 産業公害, 15, 515 (1979).
 - 9) 加藤啓介, 吉田正幸, 星 攻: 環境技術, 26(11), 87 (1978).
 - 10) 岩井重久 監修: 下水・廃水・汚泥処理ガイドブック, 環境技術研究会(1979).
 - 11) 宇野昌平: 無機製造化学 I, p.85, 共立 (1962).
 - 12) C. F. Bates, Jr. and R. E. Mesmer: The Hydrolysis of Cations, p.95, Wiley, New York. (1976).
 - 13) G. Charlot: 曽根三興, 田中元治 訳: 定性分析化学 II, 第II部, 第II章, 共立 (1974).
 - 14) S. Murakami, T. Yoshino, H. Okazaki and M. Kagawa: *Talanta*, 21, 673 (1974).
 - 15) S. Murakami, T. Yoshino, H. Okazaki and M. Kagawa: *Talanta*, 21, 676 (1974).
 - 16) S. Murakami and T. Yoshino: *J. Inorg. Nucl. Chem.*, 43, 2065 (1981).
 - 17) H. A. O. Hill et al.: *Inorganic Biochemistry*, Vol.1, p.895, The Chemical Society, London. (1979).
 - 18) S. Murakami, T. Yoshino, H. Takesue and A. Ito: *J. Inorg. Nucl. Chem.*, 41, 1015 (1979).
 - 19) 村上定暉: 水処理技術, 23, 929 (1982).
 - 20) W. Stumm and J. J. Morgan: *Aquatic Chemistry - An Introduction Emphasizing Chemical Equilibria in Natural Waters*, 2nd. Ed., Chap. 10, Wiley, New York (1981).
 - 21) 北原文雄, 古澤邦夫: 分散・乳化系の化学, 工学図書 (1979).
 - 22) S. Murakami and T. Yoshino: *Bull. Chem. Soc. Jpn.*, 54, 619 (1981).
 - 23) 越智紳博, 溝瀬俊寛: 四国電力研究期報, 第36号, 1 (1979).