

II-98 低レベル放射性廃水処理に関する研究

京都大学工学部 公員 大庭 敏樹
公員 ○北尾 高額

低レベル放射性廃水の放射能強度を $10^4 \sim 10^7 \mu\text{c}/\text{ml}$ と仮定し、 $^{137}\text{Cs-Ba}$, ^{45}Ca , $^{89,90}\text{Sr}$ - (^{90}Y) , ^{91}Y , $^{146}\text{Ce-Pr}$, $^{106}\text{Ru-Rh}$, ^{32}P , ^{65}Zn , F.P. などと含む試水を調整し、結果二の種の廃水処理に利用された方法を記述する。
1) 硫酸第二銅、硫酸第二鉄、硫酸アルミニウム $30 \sim 50 \text{ ppm}$ 添加の凝聚沈殿、2) 合成高濃度の $100 \sim 200 \text{ ppm}$ アルカリによるpH調節を行つて凝聚沈殿、3) 1)の方法に石灰 $200 \sim 300 \text{ ppm}$ と炭酸ソーダ $300 \sim 500 \text{ ppm}$ を加え、炭酸カルシウムの沈殿を生成する凝聚沈殿、4) 1)の方法と石灰 $200 \sim 300 \text{ ppm}$ とリん酸ソーダ $200 \sim 600 \text{ ppm}$ を加え、リん酸カルシウムの沈殿を生成する凝聚沈殿、5) 4)にグリーンサンドの微粉末を 200 ppm 加えて凝聚沈殿、6) 砂ろ過、7) 1)の凝聚沈殿と無煙炭ろ過、8) 1)の凝聚沈殿と無煙炭ろ過、バーミュエライトによるオニオニ支擋処理法を適用し、硫酸アルカリの除去率を求めるとともに、実験室プラントで実際に放射化学実験室で生じた $6.6 \times 10^{-3} \mu\text{c}/\text{ml}$ の廃水を処理し、除去効率の比較検討を行つた。この結果、水酸化物による凝聚沈殿では陽イオン強度の除去率が低く、中性はハリ弱アルカリ性のフロイド酸が好適であるが、硫酸は 99% 以上除去される。前者に属する硫酸は炭酸カルシウム、リん酸カルシウムの沈殿によつて至沈除去されやすくなることが明らかとなり、更に水中の放射性硫酸の最大許容濃度の $1/10$ で放流する前提條件から、最も有効、経済的な低レベル廃水を処理するためには、 ^{90}Sr , ^{131}I , F.P. は分別して別処理とし、 $^{126,129,131}\text{I}$ は別系統で陰イオン支擋処理するよりハリハラ結論となる。

以上のことから、低レベル廃水処理におけることは、凝聚沈殿法が最も有力な手段の一つといつていいが、既に報告している凝聚沈殿、ろ過、オニオニ支擋法による一連の放射性廃水処理の研究結果にもとづいて設計した、京都大学放射性同位元素総合研究室の廃水処理設備を利用し、装置的の研究を行つた。処理設備の内容は、中、低レベル元素ターナー、第1次貯留槽、急速攪拌槽、導入口槽、凝聚沈殿槽、急速ろ過槽、第2次貯留槽、バーミュエライト支擋槽、第3次貯留槽、二床式オニオニ支擋装置、第4次貯留槽、慢床式オニオニ支擋装置、最終貯留槽からなり、急速ろ過槽までの処理能力は (M^3/hr) である。ほか、実験室から排水本管此の放射性廃水の放射能強度は $1.0^{-3} \mu\text{c}/\text{ml}$ 程度と推定、全体で $10^4 \sim 10^5$ の除染率をもつてよう設計した。

実験には主としてろ過槽までの施設を利用し、ストラッジグラニット型の上向流硫酸沈殿槽を改造し、底部に汚泥の堆積分離槽をつけた凝聚沈殿槽(収容量 2.4 m^3)を設けた。重量が軽く、汚泥排水が少なくて省エネルギーを考慮して無煙炭を30kg/hの急速ろ過槽につけて試験を行つた。まず装置の水理的設計を把握するため、食塩を投入し、流量を 2 l/s と流水中の塩素イオン濃度を求り、時間的変動を調べた。この結果凝聚沈殿槽の緩速攪拌速度が速いもの、滞留時間がかり短縮され、短絡を生じてることのがわかった。

つゝじ底レベルの放射性廃水処理に利用するこの凝聚沈殿法には、使用薬剤によりムツクの組合せで異なるが、最も普通に用いられる鉛錠ヒレト、硫酸第二銅をえらび、光触ソーダ、当量ソーダと併用してpH調節を行はし、錠ヒレーサーヒレト除去効率と比較検討した。 Fe^{3+} を10～30 ppm加え、劣化ソーダ、光触ソーダでpHを6.7～8.0とした場合、1m³/hの流速では凝聚沈殿槽で平均95.5%除去され、3回線で9.8%，バーミキュライトによるトオノ交換処理線で99.8%の除去率をえた。また Fe^{3+} を50 ppm加え、当量の光触ソーダと併用し除去率を求めると、凝聚沈殿線で8.2%，3回線で9.8%の値をえたが、光触ソーダの量をえたる除去効果を調べると、pH 5.5以下では一部沈殿を生成するがクロロド鉄に近し、pH 6以上では分散しやすいうろつきを生成し、過剰の光触ソーダを加え pH 8以上になると出る一部のうろつきを生成し、凝聚効率が悪くなる。凝聚沈殿槽で3 Fe³⁺の除去効率は、pH以外に滞留時間または上昇流速、攪拌回転数、懸濁汚泥量、水温などによると、流速をあげ、上昇流速が増加するに従ってスラリーの濃度が低下し、水面近くに浮上する結果、キャリオーバーすなうろつきの量も徐々に増加する。3回処理方法では3回線の運転時間が短縮される以外、除去効率に大差はないが、放射性廃水処理の場合、3回戻しの洗浄排水中に放射性物質が残行するので、直通して再処理する必要があり、無理差のようすすむへ洗浄水量が増加するようすの所を利用する一方、少量の洗浄水量で効率的に洗浄する必要がある。このため表面洗浄、逆洗浄装置を用いて、水酸化錠が堵塞しない3回戻しの洗浄試験を行はし、排水中の錠ヒレを定量分析し、時間毎の変化をしらべ、その成長曲線から最終の水量を計算した。

主に最終処分を目指すが、地に本記す3清施設においては、凝聚沈殿による処理装置は薬剤よりもおしゃれ生成する汚泥の量が多いため、汚泥接触式の沈殿槽が汚泥を有効に利用しがち、汚泥を灌漑し排泥するものは勿論、汚泥貯槽の貯水を容易にするため、沈殿、3回戻助剤を使用する方法がえらばれる。このため沈殿槽の底部を設置した漏斗部から取出された汚泥に水溶性高分子物質のポリアクリルアミドを添加し、漏斗部を用い、少量の水で膨水の前処理として有効であることを認めた。

陽イオン強度などとえば⁴⁵Ca, ⁹⁰Sr, ¹³⁷Csなどは金属水酸化物による沈殿では除去率が低く、硫酸アルカリエ重金属の例としてCa²⁺を加え、硫酸第二銅と凝聚剤ヒレト、光触ソーダまたはリん酸ソーダをや、過剰に添加して、光触カルシタヒ、リん酸カルシタヒを生成させ、Ca²⁺の除去率を求める結果、Ca²⁺が40～50 ppmの場合、pH 7.0～7.0～6.0～8.0%の値をえた。沈殿、3回戻した洗浄水をバーミキュライト層に通せば全層で99%以上の除去率がえらぶが、pH 7.0～7.0～6.0～8.0%の除去率が認められる。これらのはじめに水酸化錠の生成反応よりも遙かに早く、沈殿効率をあげるためにには搅拌速度をあげ、搅拌時間と末の汚泥を押すためのポリアクリルアミドの如き凝聚沈殿助剤を1～2 ppm加えるのがよい。レガレ50～70 ppm以下の濃度トオノ濃度を下げて、放射性汚泥の除去効率を期待して過剰の薬剤を添加する方法は、最終の汚泥処理、過剰、放流水のpH調節と考慮すればコトヤマよし、むしろバーミキュライトの二倍を表面活性剂に支拂吸着させて最終処分するのがよい。