

はじめに

六価クロムは急性毒性が高いという理由から人の健康に係る環境基準に示される重金属類の中の一つとなつた。六価クロムを三価のものに還元処理することによりその毒性が大きく低減するため、六価クロムの除去法は勿論のこと三価クロムへの還元操作の手法も重要である。

活性炭素を用いた六価クロムの還元について第32回年譲にて発表した。その中の二、三の興味ある結果はたゞえば、六価クロムが酸性の環境下とくに pH 3以下では活性炭素によって還元作用を受け、また pH が約 2.5 の場合には良好な六価クロムの除去効果が認められたことなどである。

本研究は活性炭素の重金属イオンに対する性能を検討するもひき、ここではクロム酸イオンを取り上げて活性炭素がいかなる挙動を示すかについて試験した。換言すれば、本研究の主目的は重金属イオンの除去に関する炭素成分を主とする材料が経済的にもまた技術的にも有効かつ効果的に利用され得るかどうかを研究し、その結果を検討することである。

1 六価クロムの除去

活性炭素を用いた六価クロムの除去はさうして還元処理において、良好な反応を生ぜしめる要因の一つは pH である。32回年譲では、この反応が酸を触媒とする酸化還元型で、六価クロムの減少速度がクロム酸イオンについて1次の反応次数をもつ式で表わすことが可能と仮定し、 $-d[HCrO_4]/dt = K[HCrO_4][C]^{1/2}[H^+]^2$ の関係式を立て、とくに pH 2.0 の場合には反応直後において $K = 3.33 \times 10^6 \text{ l}/(\text{gm-carbon})^{1/2} (\text{mol/l})^2 (\text{min})$ が求められ、投入量に応じて六価クロムの半減期を予測することを報告した。

ところが、酸触媒型の反応を考慮して、水素イオン濃度をほぼ一定に保持した場合の六価クロムの減少効果を試験した。必要な操作として、ここでは反応溶液の pH を所定のレベルで調整維持することとした。その結果の一例を図-1 に示した。この結果は、初期の pH を 3.0 に調整し、反応をそのまま継続した場合と、pH の経時変化に対する適当濃度の塩酸溶液を加え常時 pH を 3.0 ± 0.1 に調整固定した場合のクロムの残留濃度の変化を示すもので、図中の曲線から、pH を一定に保持することによつて投入した活性炭素(ツルミユール活性炭素 No. 9 F1, HC-20, # 48~100 mesh)の単位重量当たりの六価クロム除去量を増大せしめることが可能となり、また初期および中間の反応速度を増大化させることが明らかである。たゞえば、pH = 2.0、投入量 1.0 gm/l の場合の六価クロムの経時減少曲線は、pH を 3.0 に固定すると 2 倍の投入量の 2 gm/l の場合のそれをとほほ一致する傾向を示す。この場合、pH を 4.0 に固定すると 3 倍の量が必要となることが認められた。ただし、注意すべきことは、pH が 2 の場合には六価クロムの還元反応が、それ以上のか pH の場合には六価クロムの吸着除去が認められるが、かなりの程度まで進行することである。その程度は投入量が大きれば増大する。これらのことから、低い pH レベルと少量の活性炭素の使用量で処理するか、あるいは高い pH レベルで多量を用いて処理するかの選択が可能となることが分る。まことに pH の選定により六価クロムの還元が期待された。

2 六価クロム除去における等温吸着

六価クロムの除去に関する一連のベッキテストの試験結果から等温吸着について検討した。まず、六価クロムの平衡濃度 C_e と投入した活性炭素の単位重量当たりの六価クロム除去量 X_M との関係を Fig.-2 に示した。活性炭素-クロム酸イオンの反応は、その大部分が反応開始後 30~60 分にて終了し、以後序々に終末に達する

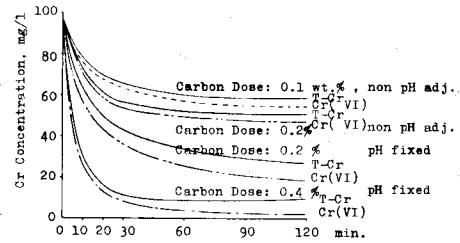


Fig.-1 Effects of pH Control on Cr Removal

ようになります。そこで、等温吸着に関しては、120分経過後の六価クロムの残留濃度を平衡時のものとして整理した。

これらの曲線は、活性炭素による六価クロムの除去が典型的なLangmuir型の等温吸着を発現する二つを示しています。Langmuirの等温吸着に基づく活性炭素の吸着容量Q⁰は、たとえばpH 2.0の場合にはQ⁰ = 113 mg/gm-carbonの値を示し、これはpH 3.0の場合の約2倍、又1/pH 4.0の場合の約3倍に相当しています。この二つは前述の内容と一致し、Langmuirの等温吸着の理論に従って反応が進むと考えられます。つまり、動力学的概念がこの反応に適用され得る可能性があると言えます。これらの曲線の一つは、茨城県高萩鉱業所産の低品位石炭(発熱量約2000 Kcal/反応、灰分40~50%、固定炭素50~60%のもの)を用いた場合を示しています。Q⁰ = 6.8 mg/gmと小さい容量を示すが、固定炭素の面積当たりでは活性炭素を用いたpH 2.0の場合に相当すると考えられます。参考までに、FreundlichとLangmuirの等温吸着を各々Fig. 3とFig. 4に示した。

3 活性炭素の再生

活性炭素に吸着除去された

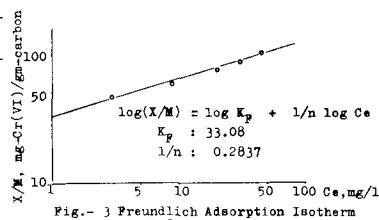


Fig. - 3 Freundlich Adsorption Isotherm at pH 2.0.

六価クロムは酸条件下アルカリを用いて溶出分離せしめることができます。酸を用いる場合、よく再生処理液のpHが2以下で強酸性のものを用いると、以下は必然的に還元反応を生ぜしめることになり、溶液には三価のクロムイオンが残る結果になります。一方、アルカリを用いると、溶出するクロムの大部分は六価のものであることが分ります。この試験の一例はFig. 5に示しました。これは、反応を2時間経過した後、適当濃度のNaOH溶液を用いてpHを8.8まで上昇させり、かつてのpHを保持し、適当時間毎に測定してクロムの濃度を示しています。この結果から、再生を目的としたアルカリ処理を行ふと、除去されたクロムの60~70%が溶出分離し、30~40%は活性炭素に吸着されてまだ残存していることが認められます。

以上の内容を検討すると、活性炭素による六価クロム吸着の形態は、吸着の現象が微細孔内部への侵入つまり空間移動的・微細孔拡散よりも表面拡散によって進むと考えられます。

もとより

研究成果の中の興味ある結果の一つとして、活性炭素は陰イオン交換体のジルコ作用を示すことが明らかになりました。簡単に溶液のpHを制御するという簡単な操作のみによって活性炭素がかかる能力を発現するこことは、実装置における操作の容易性の理由から実現化の可能性が高いことが理解されよう。

なお、本試験研究の一部は、日本大学の昭和45年度学術研究助成金の交付を受けましたことを記します。

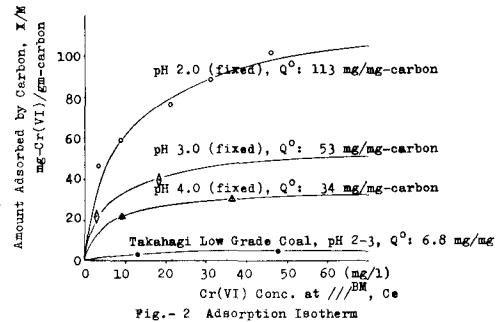


Fig. - 2 Adsorption Isotherm

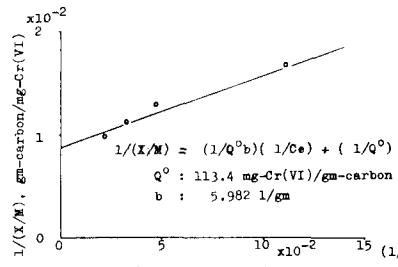


Fig. - 4 Langmuir Adsorption Isotherm at pH 2.0.

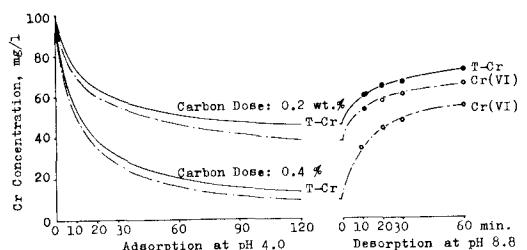


Fig. - 5 Effects of Solution pH on Cr Up-take by Active Carbon and Cr Elution from the Active Carbon.