

河川表流水の下水性有機汚染についての水処理上の問題点について

大阪工業大学 正員 工博 宮北 敏夫  
 同 正員 木原 敏  
 同 正員 ○工木 紀夫

河川表流水における下水性有機汚染の増加は、上流部における文化・産業の発展にとともに、著しい増加を示している。今、淀川における庭室取水臭原水についての経年変化を、各年度別の平均成績でみると表のようになる。(表-1参照)

表-1 庭室取水臭原水の水質試験成績 (PPM)

試験項目	33	34	35	36	37	38	39
pH	6.9	6.9	6.9	6.9	6.9	6.9	6.8
硫酸塩和百分率(%)	98.67	97.18	98.67	93.79	88.23	78.69	58.23
アンモニア性窒素	0.183	0.123	0.140	0.152	0.145	0.223	0.373
アルミニウム性窒素	0.190	0.278	0.253	0.202	0.230	0.276	0.303
亜硝酸性窒素	0.004	0.004	0.006	0.006	0.007	0.011	0.014
KMnO <sub>4</sub> 消費量	7.23	7.13	7.17	7.09	8.89	10.73	11.30
BOD	2.77	2.23	2.96	2.94	3.23	4.25	4.75
一般細菌 (1ml)	37,000	65,000	72,000	60,000	47,000	99,000	170,000

このように、水質汚染の傾向は、最近特に著しく、ことに最大値をとつてみれば、KMnO<sub>4</sub>消費量 6384 PPM、アンモニア性窒素 0.30 PPM、一般細菌 1ml中 3,800,000 等、有機汚染の増高は極めて著しい。

これらの有機性汚染に対処するに、一般に、汚染そのものに対しては過剰前塩素処理や、高分子凝集剤等によつて、一時的にその場をしのいでいる状態にあるが、今後益々増加するであろう処の有機性汚染に対しても、従来の水処理過程に加えて、対処する方策を確立してゆかなければならないであろう。

下水性有機汚染を処理する上で考えるべき点は、いわゆる硫酸アルミニウムの注入では容易に除去できないものを、従来の凝集沈殿法の枠内で取除く方法を確立することである。この点に留意して急速ろ過法の中で、予備処理の立場から処理水の限界について考えてみたい。

今後、水質の悪化の方向としては、アンモニア性窒素が急激に増加することになるであろう。アンモニア性窒素の増加が次第に進んで、5 PPM を上廻るようになった場合は、アンモニア性窒素と比例して、アルミニウム性窒素や、有機性窒素も増加してくるであろうから、これに対する対策も必要となってくる。

処理水の許容される限界としては、ろ過前処理としてアンモニア性窒素、亜硝酸性窒素を検出せず、KMnO<sub>4</sub>消費量、硝酸性窒素は安全性を考えると、5 PPM 以下に押えればよいと考える。KMnO<sub>4</sub>消費量は、原水により多少異なるが、普通特別な事情のない限り 5 PPM 以下に押えることができればよいであろう。又硝酸性窒素は、一般に検出が少なく、亜硝酸性窒素その他の酸化があつても、大体問題にならない。

アルミニウム性窒素は、分解性窒素としてアンモニアに転化する恐れがあることと、KMnO<sub>4</sub>消費量とも関連があるので、特に基準値は示されていないが、アンモニア性窒素と共に重要であると考え。アルミニウム性窒素は、塩素注入では完全な除去は困難で、これに対しては、大阪市では前塩素処理の他、活性炭注入を考えている。しかし、活性炭

は、取扱いの点から種々問題があり、価格の点から必ずしも低廉とは言い難い。アルブミノイド性窒素の除去について、ろ過水をくみ上げる時、急速ろ過に比較して、緩速ろ過による方が、除去効果はすぐれている。緩速ろ過が生物学的な効果において勝れている点から考えて、これは、アルブミノイド性窒素の特徴をあらわしていると考えてよい。

筆者らは、さらに、下水性の汚染の除去を対象として、ベントナイト、 $KMnO_4$ を硫酸アルミニウムに併用することを考えてきたが、さらに塩素との組合せにより、窒素系の除去について検討を試みたので、活性炭注入の場合と比較検討することにする。

実験の対象とする試験水は、荒川表流水に、大学前の下水を適当に配分し、さらに10時間静置して、浮遊物を沈殿させ、ろ紙(特5)を用いて、ろ過したものをを用いた。まずベントナイト 1 ppm,  $KMnO_4$  0.3 ppm を検水スズに注入し、急速攪拌を  $10^{min}$  行つたのち、塩素を Break point (アンモニア性窒素 ppm  $\times 9$ ) まで注入、 $30^{sec}$  急速攪拌、最後に硫酸アルミニウムの注入を行つたのち  $1^{min}$  の急速攪拌を行つた。硫酸アルミニウムの注入は、5 ppm, 20 ppm の二種類とした。アルカリの不足に対しては、炭酸ソーダを用い pH が 6 の 6.5 になるよう調整した。緩速攪拌は、 $\bar{G} = 50^{sec^{-1}}$  を標準とし、 $30^{min}$  とした。その後、1<sup>hr</sup> 静置し、floc を充分沈殿せしめたのち、その上澄水について水質分析を行つた。試験項目は、強度、色度、アルカリ度、pH、 $KMnO_4$  消費量、アンモニア性窒素、アルブミノイド性窒素、亜硝酸性窒素、硝酸性窒素、総窒素、有機性窒素、蒸発残留物、強熱減量等である。さらに活性炭を塩素と併用した場合について同様の実験を行つた。

以上実験の詳細については、当日報告するが、 $KMnO_4$ の注入は、ある程度、窒素系を抑制することができる。しかし、価格の点からは活性炭同様に、必ずしも低廉とは言い難い。この点、急速ろ過法のみによる有機物の除去は、限界があると云わざるを得ないが、緩速ろ過でみられるような、生物学的効果を利用することを考える必要があるのではないだろうか。

都市部での水資源は、ますます汚染の一途をたどるのであろうが、これには、有機性汚染の除去という点においてのみかぎつてみた場合、緩速ろ過法のほうが、やや有利である。急速ろ過法に較べて、緩速ろ過では広範な面積を要するが、急速ろ過法での維持費の高騰とのバランスを再検討する時期にきているものと考ええる。かつとも、現状の緩速ろ過法では、汚染に対して、肉割も早いであろうから、技術的には、大阪市で行つているような、薬品沈殿、エアレーション等、適当な改良を加える必要があるであろう。

