

ヘドロの処理・処分に伴う重金属類・PCB等の挙動について

建設省土木研究所 ○竹石 和夫
長谷川 清
工藤 宏平

1. まえがき

工場排水などに起因する有害なヘドロが社会的問題となつており、各地で水質汚濁防止対策の一環としてヘドロの浚渫事業が実施されている。しかし、これらのヘドロには重金属類やPCB等の有害物質が多量に含有されていることも多く、それらの挙動について十分な把握をしておかなければ、汚濁防止事業によつて新たな環境汚染を引き下すことなどありかねばい。

本文では、ヘドロを除去・処分するに際して、含有されている重金属類・PCB等の有害物質の挙動について室内実験による検討を行ひ、た結果を報告するものである。

2. ヘドロ処理方法の概略

まず、現在広く用いられているヘドロ処理プロセスの概略を下に示してみる。

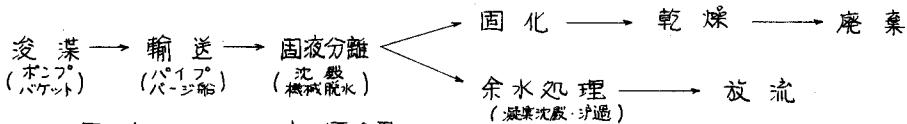


図-1 ヘドロ処理法の概略図

ヘドロ処理の方法は、ヘドロ自体の性状および堆積地・処分地の条件によつて多分に影響をうけるものであるから、必ずしも一般的なものを示すことはできないが、およそ図-1のようなものであると考へられる。ヘドロの処理において問題となるのは、上のような処理の各過程においてヘドロ中に含有されている有害物質が環境中へ拡散することである。その拡散の仕方としては、有害物質を含有するヘドロ自体が拡散してしまう場合、有害物質がヘドロから溶出した形となり拡散する場合の二つが考へられる。この二つを厳密に区別することは實際上容易ではないが、本研究では溶出の防止および処理という立場から、特に後者の場合を主眼において研究を実施して来た。以下、図-1の各処理プロセスに対応したヘドロからの重金属類・PCBをはじめとする有害物質の溶出を中心として述べることにする。

3. 実験に用いたヘドロの性状と有害物質の含有量

実験に用いた4種類のヘドロの性状を表-1

表-1 ヘドロの性状

に示す。Aは製紙工場排水によるものであり、その成分のほとんどが製紙かすである。Bは化學工場排水に廻るるもので、砂分が多く含まつてゐるため通透性が高い。Cは電気工場排水に廻りし含水率はかなり低い。Dは都市河川の感潮部より採取したものである。

	含水率(%)	強熱減量(%)	COD(%)	T-P(%)	K-N(%)	PCB-Hg(%)
A	85	44	209.6	2.01	6.57	PCB 111.5
B	70	22	46.06	2.35	1.64	Hg 29.75
C	54	7	20.36	0.29	2.09	PCB 1.0
D	55	16	29.30	3.21	4.12	Hg 0.567

これらのヘドロについて総水銀およびPCBの分析を行ひた結果、A・Bについては表中に示すように極めて高濃度が含有されていることが知られた。ヘドロA・Bはいずれも環境庁の設定している「底質の除去基準」(総水銀25PPM, PCB 10PPM)によつて除去・処分の対象となるものである。

表-2はヘドロ中の重金属濃度およびクラーク数を示してゐる。ヘドロAは製紙かすが大部分を占めてゐるため、自然状態では5%近く存在するFeは1%しか含有されていない。しかし、Cd, Pbなどはかなり高濃度であり

工場排水の影響があらわれている。Bは

全体的に重金属の含有量が多く、特にHgはクラーク数の約700倍という極めて多量が含有されている。Cは重金属の含有が少なく、Cd, Hg以外はクラーク数と同程度かそれ以下である。ヘドロの除去・処分等に際して特にその有害性を問題とされるPb, Cr, Cd, Hgの4項目の統計では、クラーク数による値が115 ppmであるのにに対してB(1213 ppm): 10.5倍, A: 6倍, D: 5倍, C: 0.61倍となり、特にBヘドロは重金属類による汚染の進んだ極めて有害なヘドロであることがわかる。

4. ヘドロの粒度毎の重金属類・PCB等の含有量

表-3にA, Bヘドロの粒度によるPCBもしく

はHgの含有量を示す。

PCBについてすぐヘドロについても同様の分析を行なっている。AとCではPCBの濃度に100倍以上の大きな差があるが、いずれも74μ以下の粒度が他と比較にならない程の大きな濃度をもつており、全PCB含有量に対する74μ以下の粒度の占める割合は、A: 99.7%, C: 97.6%とほとんど大部分である。

Hgについては、Aを除く3種のヘドロで細粒度に高濃度を示す傾向が見られ、表-3に示すBヘドロの場合Hg含有量の約90%が74μ以下へ粒度に含有されていることになる。他の重金属についても、全体として見れば粗粒度に高濃度を示すものが多い。しかし、Aヘドロについても他と異なり、傾向を示す項目が少く、粒度によつて非常に大きな濃度の変動が見られる。これは、Aヘドロがその成分の大部分が人工的に形成された特殊なものであり、重金属についても他とは異なり、たる含有状態をもつてゐるためと考えられる。

以上のように、ヘドロ中の物質が特定の粒度に高濃度に含まれる場合のあることを述べた。その粒度はヘドロの性質と対象とする物質によつて異なる。一般的に言うことはできないが、全体として見れば粗粒度に高濃度に蓄積される傾向があると言える。したがつて、浚渫の際などヘドロを巻き上げ拡散させること、浚渫余水を無処理のまま放流することなど、ヘドロの微細粒子を拡散させることは、ヘドロ中の有害物質によつて環境を汚染する要因となりうることに注意が必要である。

5. 堆積状態のヘドロからのHg・PCB等の溶出

自然堆積状態のヘドロからのHg・PCB等の溶出量を求めるため、円筒容器(容量75l)に約10cmのヘドロを敷き、海水もしくは淡水をたれて、好気性もしくは嫌気性条件で保存した。温度条件は20°Cおよび30°Cである。Hgを含むヘドロとしてはB, D, PCBを含むヘドロとしてA, Cを用いた。また河川より採取したヘドロに人工的にHg(Hg₂S, HgCl₂), PCBを添加し同様の溶出実験を行つてやう。このようないわば比較的大型の実験と別に、人工的に数段階のHg・PCB濃度としたヘドロを300ccラスコに密封した状態で詰め、上部に蒸留水を満たしバッキ式によつて溶出量を求めた。

上記のいわばの溶出実験についても約500日間にわたつて実験を繼續し、その両数回の分析によつて溶出量の変化を求めてやう。その結果、まずPCBについては、実験の初期には泥の巻き上げの影響によつて高い値を示

表-2 ヘドロ中の重金属濃度 mg/kg (HgとMg/kg)

	Fe	Zn	Mn	Pb	Cu	Cr	Ni	Ca	Hg
A	9.91	1.320	0.106	0.406	0.322	0.128	0.112	0.148	0.527
B	44.10	1.218	0.960	0.537	0.913	0.357	0.140	0.021	298
C	29.93	0.103	0.346	0.029	0.031	0.036	0.047	0.0073	0.448
D	63.0	0.588	0.506	0.238	0.222	0.096	0.094	0.0015	0.567
クラーク数	48.3	0.060	0.950	0.015	0.055	0.100	0.075	0.0002	0.08

表-3 粒度と水銀・PCBの含有量

粒径(μ)	A PCB			B Hg		
	粒度(%)	濃度(%)	含有率(%)	粒度(%)	濃度(%)	含有率(%)
74以下	86.07	117.0	99.65	75.68	284.5	91.40
74	1.59	0.69	0.01	0.56	77.2	0.18
105	3.96	3.99	0.16	4.07	133.0	2.29
250	1.79	1.41	0.02	12.71	82.9	4.47
420	1.87	1.73	0.03	2.95	54.0	0.67
840	3.34	3.30	0.11	2.76	58.1	0.99
2000	0.97	1.95	0.02	0.12	—	—

すが、約500日後には0.3~1.6ppb(円筒試験)、0.5~6.9ppb(フラスコ試験)にまで溶出量は減りしていく。また、PCB濃度が比較的高い場合にもPCBとSSとの間に拮抗が成立しており、純然たる溶解性PCBの量は極めて少ないと考えられる。

同様にHgについても実験の初期に高い濃度が見られるが、それ以降は次第に減少しており約500日後には円筒試験、フラスコ試験のいずれのHg濃度も0.5ppb以下となる。

以上のように、自然堆積状態のヘドロからのHg、PCBの溶解量は極めて小さく、pH、ORPなど他の水質項目との関係も見出せない。したがって、ヘドロ中のHgやPCBの水への溶解量は小さく、また注入されたHgcl₂のような場合には、他の化合物への変化、泥への吸着などの作用によて溶出にくいとするものと考えられる。

6. ヘドロの脱水性について

機械脱水法をヘドロ処理に適用した場合のヘドロの脱水性を知るため、真空沪過法および加圧沪過法によって沪過実験を行なった。真空沪過法(シリーフテスター、加圧沪過法: 摂酸用フィルタープレス)をそれぞれ用いている。沪過圧は真空沪過では500mmHg、加圧沪過では圧入3kg/cm²、圧縮10~15kg/cm²を基本とした。沪過助剤としては消石灰および塩化ナトリウムを用いた。ここでは、A・Bヘドロの沪過実験結果について述べる。

図-2はA・Bヘドロの真空沪過実験の結果を示している。AとBを比較すると、Aは脱水性が極めて悪く、特に沪過助剤を加えなかたものでは10kg/hr.m²以下の沪過速度しか得られない。これは、Aヘドロが種類であるため目つまりが激しく、沪過抵抗が大きいものと思われる。

加圧沪過法では、ケーキの取り出し時間5分と仮定し、圧入時間3分、圧縮時間6~12分として実験を行なった結果、沪過助剤無注入の場合Aで7kg/hr.m²、Bで30kg/hr.m²、消石灰5%注入の場合Aで11kg/hr.m²、Bで60kg/hr.m²の沪過速度を得ることができた。

以上からヘドロと下水汚泥等の脱水性を比較すると、性状により違ひはあるが、Aヘドロが特殊なヘドロであることを考えるとヘドロの場合ばかり脱水性がよいといえる。下水汚泥等の場合真空脱水で100kg/hr.m²以上の沪過速度を得ることの特殊な処理を施さない限り不可能であるが、ヘドロの場合それが自体の濃度がかなり高く、また砂分が含まれるために圧縮性が小であり、沪過抵抗が小さいものと考えられる。

同様にケーキの含水率もヘドロの性状に大きく影響され、更に得られた最低含水率は真空沪過の場合、Aで72~74%、Bで44~46%、加圧沪過の場合Aで68~70%、Bで33~37%であつた。

ヘドロの脱水処理を行なう場合に発生する脱離液中のHgおよびPCBの濃度を減らさせるため、脱離液の処理実験を行なった。脱離液中のPCBは図-4中に示すようにその大部分が浮遊物と結びついた状態で存在していると考えられるから、浮遊物を除去することによって極めて低濃度まで減少させることが可能であると考えられる。しかし、Hgについては沪過助剤として消石灰を用いた場合、pHの上昇によって脱離液へのHgの溶出量が増大する傾向が見られ、凝集沈殿などの処理を行なう後もかなりの量が残留した。このように、ヘドロに対してpHの与える影響は大きく、処理過程においてpHを大きく変動させることはできるだけ避けることが望ましい。

7. ヘドロ浚渫余水の処理について

現在ヘドロ処理の方法として、ポンプ浚渫→パイプ輸送→埋立という方式が広く用いられている。しかし、浚渫に用いられるポンプは、その吸引、パイプ輸送等の制約から、通常の場合90%以上のヘドロ含水率を確保する必要がある。したがって、処理の過程においては埋立処分地より大量の余水の発生することになるが、特に重金属類・PCB等を含有するヘドロの場合、余水の水質を排出基準以下に抑えることがヘドロの処理を円滑にする

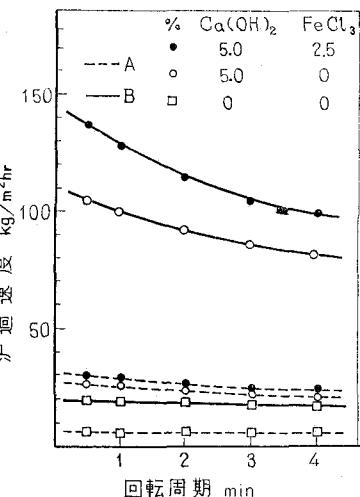


図-2 真空沪過実験の結果

めでいく上で重要な条件となる。ここではA・Bのヘドロを用い、Hg・PCBを含有するヘドロの汎濁余水処理の可能性を室内実験により検討した。

7.1 PCBを含む余水の処理

ヘドロAの蒸留水中の含有量を $3/100$ (g乾泥/mL)として振とうし、静置沈殿後の上澄水を採取し汎濁余水の原水とした。検水をビーカーに分取し、ジャーテスターを用いて凝集沈殿処理の効果を判定した。実験に使用した凝集剤は無機凝集剤としてPAC(ポリ塩化アルミニウム)およびアニオン系の高分子凝集剤である。

図-3は凝集剤注入量による濁度の変化を示したものである。PACは 1000 ppm 程度で効果が最大となり、ポリマーについても 10 ppm 程度で最小の濁度が得られた。

図-4は濁度とPCBの相関を示している。図-4中には先に述べたAヘドロの真空脱水試験によって得られた脱離液の凝集沈殿処理の結果も併せて示している。濁度とPCB濃度の間にかなり良い相関が見られる。また、本実験のように蒸留水中で振とう溶出させた試料、および脱離液のようないへドロの内蔵水のどちらの場合も濁度とPCB濃度の間に同一の関係が成り立っていることから、含有流量および塩分濃度によるPCB溶出量の変化は少ないと考えられる。また図中には凝集沈殿に用いたものと同一試料を数種類の沪紙を用いて沪過した沪過水の濁度とPCBの関係を示したが、凝集沈殿を行なった他のデータと比較するといずれも幾分PCB濃度は高い傾向を示しており、凝集沈殿によって溶解性のPCBの一部が除去されているものと考えられる。

いずれにしても、このような溶出条件の下では 0.45 M 沪紙にて溶解性を定義すれば、溶解性のPCBは 3 ppb 以下になるとことが確かめられた。したがって、凝集沈殿、沪過などの処理方法を用い、汎濁物の除去を完全に行なえば十分な水質を得ることが可能であると考えられる。

7.2 水銀を含む余水の処理

ヘドロBは砂分を多く含むため振とう上澄水の水質はかなりよく、無機凝集剤 10 ppm の注入によつて処理水のHg濃度を定量限界(0.5 ppb)以下に減らすことができた。そこで自然沈降のみによつて処理することを考え海水をしくは蒸留水中の流量を $1/100$, $3/100$ (g乾泥/mL)として振とうした後、沈降時間による上澄水の水質変化を求めた。

図-5に沈降時間と上澄水のHg濃度の関係を示す。蒸留水と海水とでは海水の方が粒子の沈降性が悪いために上澄水の水質も劣るようであり、流量 $1/100$ と $3/100$ の比較では流量が大きいた場合泥粒子を巻き込んだり下るやかに沈降するため上澄水としては逆に清澄に見えるものと思われる。しかしいずれの場合も24時間の静置沈殿を行なうことによつてHg濃度を 5 ppb 以下に減少させることができた。

図-6は上述の沈降試験における上澄水のSSとHg濃度の関係を示したものである。濁度の結果を合わせて判

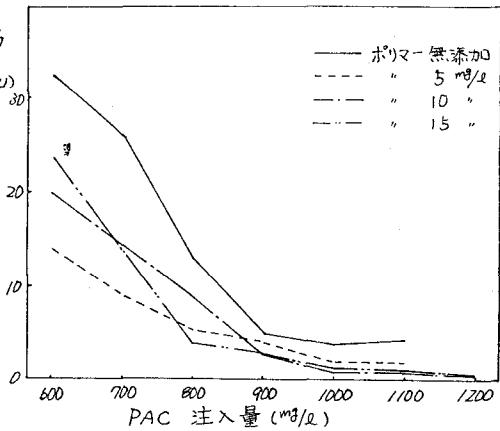


図-3 凝集剤注入量と濁度

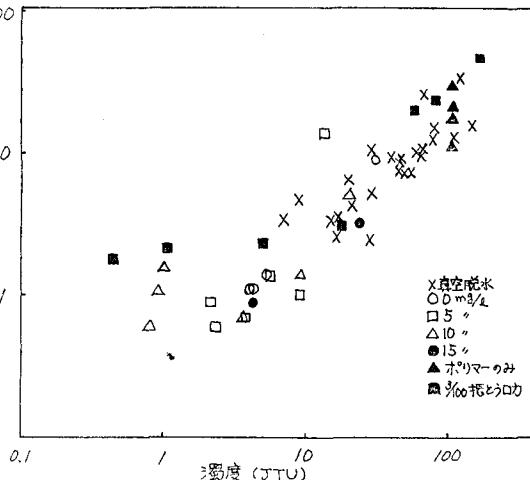


図-4 濁度とPCBの相関

断すると塩分濃度および含有泥量の増加による水銀溶出量の変化は少ないと考えられる。

SSとHg濃度の間に何らかの相関があり、これは原泥中のHg濃度が約300 ppmである。

試料中の水銀のすべてがSS中に含有されていふとした場合(すなわち図中の直線)とよ一一致を示している。以上のことから、このような物理的な搅拌条件の下ではHgのほとんどすべてが浮遊物と結びついた形で存在しており、水への溶解量は非常に小さなものと予想される。

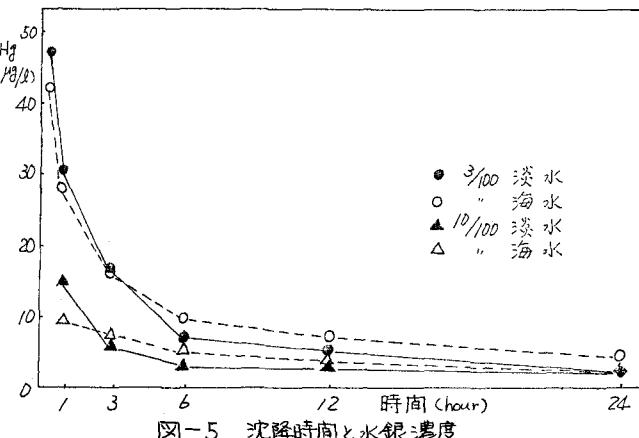


図-5 沈降時間と水銀濃度

8. ヘドロ固化体からの溶出について

重金属類など有害物質を含有するヘドロについて、埋立などの処分を行なう際に際して溶出試験を行ない、有害物質の溶出が一定量以上に及ぶものについてはコニクリート固化などの溶出防止処理を施すことが法令にて定められている。ここではヘドロA・Bを固化し、海面埋立を行なう場合を想定し、固化による含有成分の溶出性を求めた。

8.1 固化体からの成分の溶出

ヘドロに数種類の固化剤を混入し、 $\phi 5\text{cm} \times 10\text{cm}$ の型枠にため20℃恒温室で7日間温空養生したのち、軸強度を求めた。次に「産業廃棄物に含まれる有害物質の検定方法」に則りて振とう溶出量を求めた。

溶出試験結果の一部を表-4に示す。いずれも強度1kg/cm²程度のものを選んで挙げている。また、

表-4 固化体の溶出試験結果

原泥を振とうした場合の溶出量を表-5に示す。

PCBの溶出量は0.3~1.0 mg/Lであり極めて微量である。重金属類についても同様に溶出量は小さく検出されない場合も定量限界前後の値のものが多い。しかし、Hgについては

0.7~144 mg/Lと他の重金属との比較およびHgの規制値から考えてかなり高い濃度とす、といふ。これは固化剤によるPH上昇に原因するものと考えられる。

以上のようにBヘドロは、300 mg/Lという極めて大量的Hgを含有しているにも拘らず

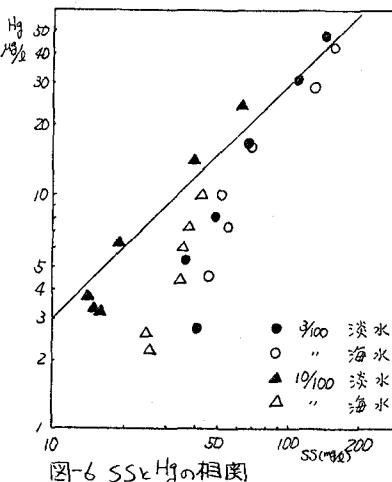


図-6 SSとHgの相関

ヘドロ 含水率%	固化剤 比率%	軸強度 kg/cm ²	PH	COD mg/L	T-P mg/L	K-N mg/L	NH ₃ N mg/L	PCB mg/L	溶出試験結果			
									濃度 溶出率 (%)	濃度 溶出率 (%)	濃度 溶出率 (%)	濃度 溶出率 (%)
A	54.55	セメント 20 セメント 0	0.97	濃度 溶出率 (%)	10.01	11.4 1.30	0.533 0.61	16.53 6.03	1.294	—	0.9	0.019
	64.27	セメント 40 セメント 0	1.00		11.72	15.5 2.37	1.50 2.39	19.3 9.40	0.65	—	1.0	0.029
	65.52	消石灰 38 消石灰 190	0.89	濃度 溶出率 (%)	12.66	10.0 2.46	0.354 0.88	16.8 13.2	1.48 —	0.5	—	0.023
	65.52	生石灰 40 生石灰 100	1.03		12.68	10.1 2.07	0.234 0.50	10.18 6.64	1.45 —	—	—	—
B	56.61	セメント 20	0.98	濃度 溶出率 (%)	12.11	20.3 11.04	0.042 0.045	3.07 4.69	N.D	N.D	N.D	22.4
	30.45	セメント 20	1.17		11.42	63.2 2.25	0.235 0.164	2.28 2.28	0.001 0.244	N.D	0.02	N.D
	56.61	消石灰 80	0.73	濃度 溶出率 (%)	12.95	17.7 12.0	0.036 0.050	3.02 5.72	N.D	N.D	N.D	35.6
	56.61	生石灰 40	0.65		12.91	21.4 12.56	0.032 0.037	3.92 6.46	N.D	N.D	N.D	83.4
												0.752

法令によって定められた試験法による溶出量は2.1mg/l程度である。しかし、更にこのヘドロをセメントや石灰等を用いて固化したとすると、Hgの溶出量は増大し固化の意味を失わせるものとなる。したがって、このようなHgの溶出量の増加を何らかの方法により防止(あるいは)、溶出液のpHを上昇させるよう固化剤の効果(Hgについて言えばヘドロ自体の物理的な固定にある)を止めよう。

表-5 原泥と乾燥泥の溶出量の比較 (100g乾泥/1L) ①ヘドロの含水率									
	溶出法	pH	COD mg/L	T-P mg/L	K-N mg/L	Cd mg/L	Pb mg/L	Cr mg/L	Hg mg/L
A 85%	原泥 NaOH pH8	7.65	52.7	0.479	18.4	0.007	N.D.	N.D.	N.D.
	溶出率(%)	—	0.25	0.24	2.80	0.04	—	—	—
	NaOH pH13	13.08	2710	353	174	N.D.	0.04	0.06	3.9
	Ca(OH) ₂ pH13	12.11	123	0.468	114	N.D.	N.D.	N.D.	0.6
	乾燥泥 NaOH pH8	5.48	874	0.089	17.7	—	0.02	N.D.	N.D.
	溶出率(%)	—	12.99	1840	160	125	0.004	0.04	0.06
B 57%	原泥 NaOH pH8	8.98	16.8	3.62	217	N.D.	N.D.	N.D.	2.0
	溶出率(%)	—	0.37	1.54	132	—	—	—	0.01
	NaOH pH13	11.30	181	61.8	12.1	0.009	0.654	0.160	17.9
	Ca(OH) ₂ pH13	12.68	109	0.169	5.08	N.D.	N.D.	N.D.	14.8
	乾燥泥 NaOH pH8	8.00	80.4	0.211	4.48	0.001	Tr	N.D.	0.8
	溶出率(%)	—	12.73	167	34.7	8.56	N.D.	0.02	0.01
C 69.6%	原泥 NaOH pH8	12.75	113	1.38	31.0	N.D.	0.01	N.D.	N.D.
	溶出率(%)	—	12.75	72.5	0.118	6.00	N.D.	0.13	N.D.
	NaOH pH13	12.75	167	34.7	8.56	N.D.	0.02	0.01	3.5
	Ca(OH) ₂ pH13	12.75	72.5	0.118	6.00	N.D.	0.13	N.D.	0.7

固化体が長期の溶出状態におかれたら場合の溶出量を求めるため、固化体を水中に浸漬し長期間の溶出実験を行なった。Aヘドロの場合、重量67~87gのセメント固化体を2Lの蒸留水に浸漬し、バッコ式によつて約30日間の溶出量を求めた。Bヘドロの場合およびAヘドロのいくつかの条件について320~380gのセメント固化体を40Lの蒸留水に浸漬し、経時的に排水する方法によつて約40日間の溶出量を求めていた。

Aヘドロの場合、PCBについて最高11.1mg/Lといつて値が見られるが、他はすべて0.1~0.6mg/Lであり、定量限界値もしくはそれ以下であった。PCBは極めて安定で化学的作用を受けにくいため化合物であることから、固化剤などの影響によつて溶出量が増加することはないものと考えられる。

Bヘドロの場合もHgをはじめとする重金属の溶出はほとんどないことが見られ、pHの上昇によつても固化によるHg封じこめの効果があらわれていた。

3.2 ヘドロの乾燥と溶出液のpH上昇の影響

ヘドロを乾燥し埋立処分を行なつた場合、ヘドロが乾燥し酸化状態となることによつて、溶出性にどのような影響を与えるかを調べるために、ヘドロを風乾し同様の振とう溶出試験を行なつた。また、これまで述べたようにpH上昇の影響を調べるためにNaOH、もしくはCa(OH)₂によつて溶出液のpHを約13まで上昇し溶出量を求めた。結果を表-5に示す。HgはpHの上昇により溶出量が増大し、特にNaOHで調整した場合にはヘドロがコロイド状となりて溶解するため大きく増大している。しかし、ヘドロを乾燥させた場合には、Hg溶出量は大きく減りする。この現象はpHが増大した場合更に著しい。そこで、ヘドロの含水率を段階的に変化させ、Ca(OH)₂の一定量を注入し、Hg溶出量を求めた。結果を表-6に示す。ORPは含水率の低下によつて還元状態から酸化状態へ大きく変化し、それと共にHg溶出量も大きく減りしている。前述表-4中の含水率30.5%のヘドロを固化した場合もHgの溶出ではなく、ヘドロを乾燥させることは、Hgの溶出量の減少に大きな効果があるものと思われる。

含水率 (%)	pH	ORP (mV)	COD (mg/L)	Hg (mg/L)
6.83	11.82	+144	104	0.9
14.15	11.94	+123	141	0.3
23.98	11.83	+128	110	0.4
36.61	11.70	-233	126	35.2
54.89	12.17	-214	106	44.9

おわりに

本研究の一部はオリジナルにて下水道研究発表会において発表された。本研究は土木研究所環境研究室長村上健の指導の下に行なわれたものであることを付記する。また、研究の遂行にあたつて多くのヘドロ処理の現場の方々にお世話をねた。ここに記して感謝の意を表したい。