

汚泥消化における毒物の影響について

東北大学大学院

学生員 野池達也

東北大学工学部

許邦福

東北大学工業教員養成所

外川森一

§1 はじめに

生物処理過程は流入汚水中に存在する種々の毒物により処理効率に低下を来たすことが認められている。産業の発展に伴ない工場廃水の質と量は複雑化し増大の傾向があるが、本研究では毒物として硝酸塩および重金属塩類が混入した場合の嫌気性消化が受けける影響について、消化実験を行なって検討したものである。

§2 硝酸塩による影響

通常嫌気性菌の多くは水素受容体として酸素の代りに硝酸塩を用いて嫌気的に発育し還元生成物として NO_3^- , NO_2^- , N_2 および NH_3 を生ずる。しかしメタン菌は硝酸塩そのものによっても活動が抑制されるといわれている。一般に下水中には硝酸塩は高濃度には存在しないと考えられているが、工場廃水などの可能性に着目し、硝酸塩に対する嫌気性菌の耐性の程度を知るために、硝酸ナトリウム投入に対して尿消化が受けける影響について検討した。

(1) 実験装置および方法

図1を実験装置とし、消化温度 33.5°C 、消化日数は回分試験では20日間、半連続試験では30日間とした。実験材料としては種汚泥に白石市し尿処理場消化汚泥を 33.5°C で四週間培養したものを用い、生し尿には仙台市汲取りし尿を用いた。混合液量は、回分試験では 0.7l (生し尿 0.7l)、半連続試験では、 3.3l とし、温度条件を同一にするため同一の恒温水槽を用い搅拌は一日一回槽内が均一となる程度に手で行なった。

(2) 実験結果と考察

図1に消化日数20日間ににおけるガス発生量の加積曲線を示した。これによると顕著な現われとは言い難いがいずれも対照より低いガス発生状況を示しており、 N 負荷による影響を知ることが出来る。然

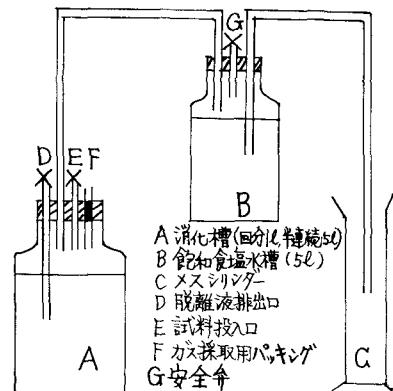


図1 実験装置

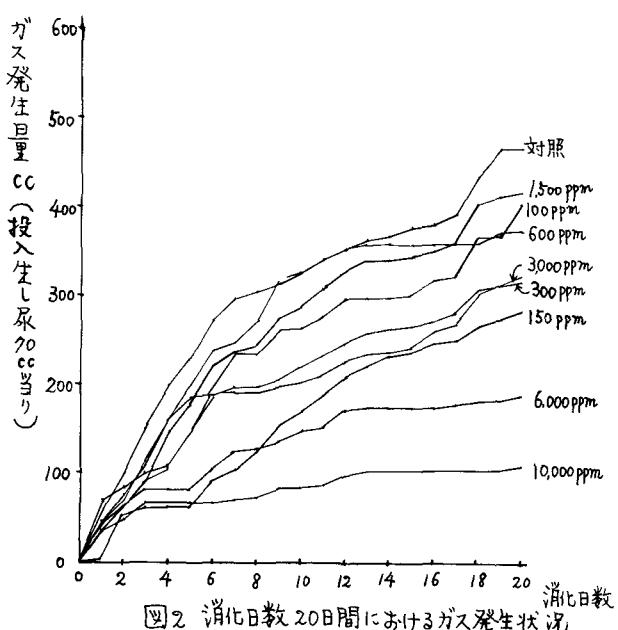


図2 消化日数 20日間ににおけるガス発生状況

1高濃度負荷に対してもガス発生が停止するまでには見られていらない。図3に発生が途中のメタンの体積ccと消化後混合液のBOD、有機酸濃度および菌数について示した。これによるとN負荷によってメタンガスは急激に減少し1500ppm以上では全く生じていない。また、混合液のBODは硝酸塩の負荷によって減少し有機酸は増加している。硝酸塩の酸化作用による有機物の酸化が考えられるが、N 300ppm以上の有機酸の増加はガス中のメタンの減少と対比せられメタン菌の阻害を示すものと考えられる。

2当りの菌数についてもN負荷による減少が見られている。

(3) 半連続投入実験

回分消化実験の結果

に基き投入試料中に存在する硝酸塩濃度をNとして、0, 200, 500, 1000, 5000 ppmとし約2ヶ月にわたる実験を行なった。図4に投入 VS 1g 当りのガス発生量、メタンガス量および CH_4/CO_2 を示した。ここでは、それぞれ N 1000 ppm より影響を示してい

る。図5に脱離液の性状についてBOD、揮発酸、アシモニア性窒素濃度を示した。BODにおける変化は見られないが、有機酸およびアシモニア性窒素は N 1000 ppm より増加しており嫌気性菌による硝酸塩の還元は中間生成物 NO_2 を経て N_2O , N_2 , あるいは NH_3 まで行なわれる事が示されている。なお脱離液中に存在する硝酸塩および重硝酸塩濃度を調べたところ各N濃度において0であったので硝酸塩が消化槽内で完全に分解されていることを知った。

ガス発生状況について、回分消化と半連続投入実験とをN負荷の点から考えてみると、メタンの発生は前者では 100 ppm より、後者では 1000 ppm よりそれぞれ影響を示していると考えられるが、消化槽混合液 TS 1 g 当りの負荷では、回分の場合 $2.98 \times 10^{-3} \text{ N g}/\text{TS 1 g}$ であり、半連続の場合、平衡状態では $22.53 \times 10^{-3} \text{ N g}/\text{TS 1 g}$ であり半連続の方がはるかにメタン菌の耐性があることが示される。しかし 1 日当りの負荷量では $0.75 \times 10^{-3} \text{ N g}/(\text{TS 1 g} \cdot \text{day})$ となり回分の場合の $1/4$ であるため、連続投入に対する細菌の馴化があると考えられるし、嫌気性菌による硝酸塩の分解によって実際の負荷は平衡状態において 1,000 ppm となっていることは言えない。したがって硝酸塩の連続的投入は回分投入よりも耐性を増大させる。

§ 3 重金属による影響

金属加工場からの廃水中には多量の重金属塩類が含まれてあり、これを受ける生物処理過程は微生物が阻害作用を与えられ処理効果に低下を来たしこれについて多くの研究がなされて来ている。ここで

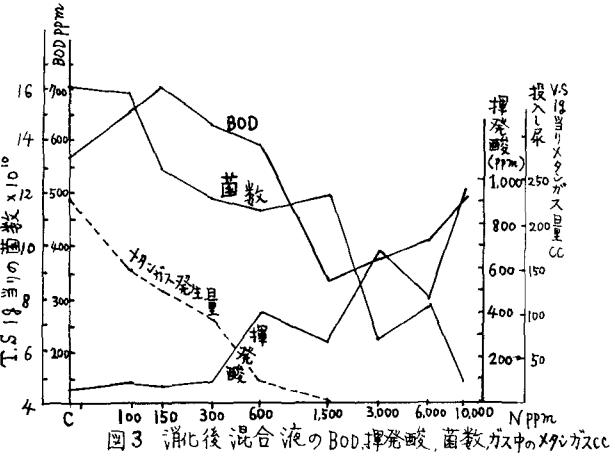


図3 消化後混合液のBOD、揮発酸、菌数、ガス中のメタンガスCC

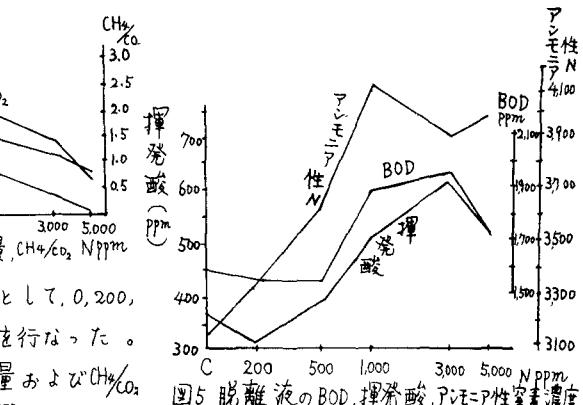


図4 N負荷とガス発生量、 CH_4/CO_2

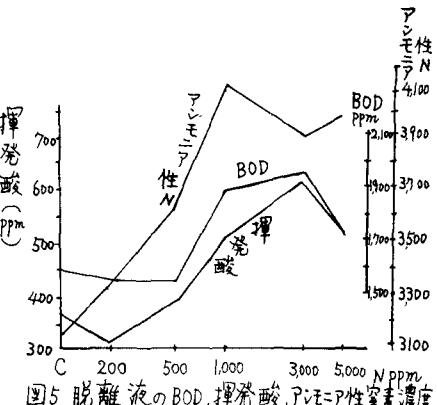


図5 脱離液のBOD、揮発酸、アシモニア性窒素濃度

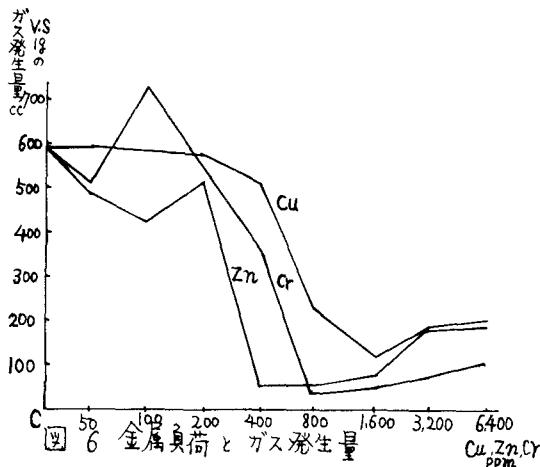


図 6 金属負荷とガス発生量
Cu,Zn,Cr ppm

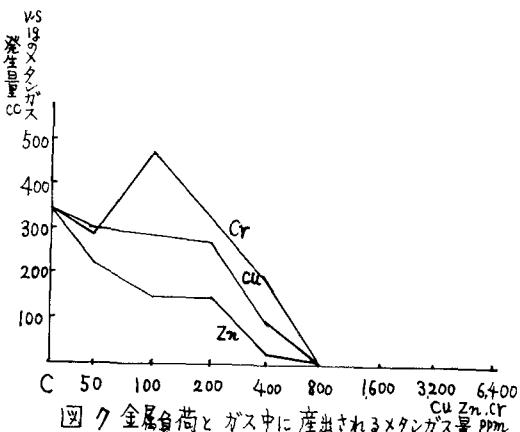


図 7 金属負荷とガス中に産出されるメタンガス量
Cu,Zn,Cr ppm

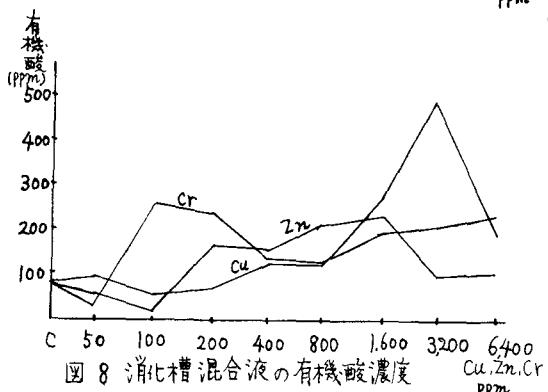


図 8 消化槽混合液の有機酸濃度
Cu,Zn,Cr ppm

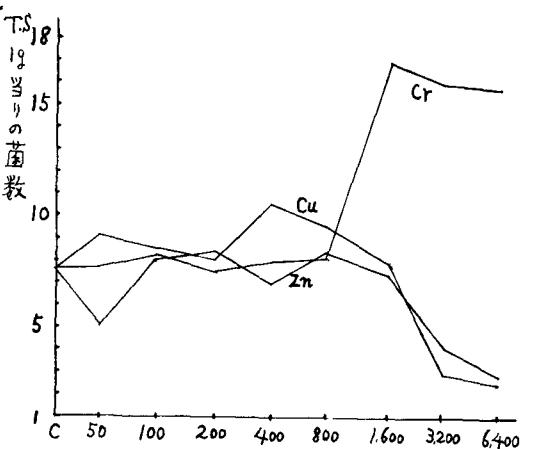


図 9 消化後混合液のT.S 1g当りの菌数
Cu,Zn,Cr ppm

は金属廃水を受けた処理場における最初沈殿池汚泥と余剰活性汚泥が金属を含有して汚泥消化がなされる場合について回分消化実験を行ない、連続投

入実験への手がかりとした。検討した重金属は銅亜鉛クロム(六価)の3種であり、それぞれは廃水中で種々の形態をとて存在すると考えられるが、代表的な重金属塩として銅亜鉛については硫酸塩、クロムについては重クロム酸カリウムを取り上げて投入を行なった。また負荷した金属濃度は50 ppmより 6,400 ppmまでの高濃度であり、一般的の処理場ではこのような高い金属濃度の流入は考えられないが、連続的流入によって槽内に蓄積のある場合についても考えたためである。

ここで用いた種汚泥は東京都荒蒲処理場消化槽消化汚泥を35°Cで4週間培養したもの0.72 l、生活汚泥は仙台市南蒲生処理場沈殿池汚泥を0.08 l用いた。実験装置、条件、方法は図2におけるものと同一である。

図6は消化日数30日間に亘りて発生したガス発生量の和である。また、図7にはガス中に含まれるメタンガス発生量を示した。Cu負荷に対して400 ppmの負荷、ZnCrに対して2,200 ppmの負荷よりその影響が現われはじめ、800 ppmよりメタン菌はその活動力を全く停止している。ガス組成分析により図6の発生ガスについて800 ppm以上の負荷に対する発生ガスの主成分はCO₂であり、この濃度以上でCu, Zn, Crの順に発生量が多いのは、CuSO₄, ZnSO₄, K₂Cr₂O₇の投入によるpH低下によるものと見られる。消化の初期に(2期目)終了し、後全くガス発生を見な

かった。

図8は消化後混合液の有機酸濃度を示している。これは前述のメタンガス発生量の結果と対照せられ、金属負荷の増加とともに有機酸濃度の増加を見ており、Cu,Znでは400ppmより、Crでは100ppmより、その現われが見られる。また、消化後混合液のTS1g当りの菌数については、図10に示すものとなった。Cu,Znでは1,600ppm以上の負荷で減少をしめたが一方Crの場合には、かえって急激な増加を見ている。この理由について明白とは言えないが、1,600ppm以上のCrの高濃度負荷では、メタン菌の発育は停止しても CrO_4^{2-} 中の酸素を用いる細菌が発育をしたことが考えられが、またSSの減少(溶解性物質が急激に増加)したため1cc中の菌数が増加したためと思われる。

以上の考察によってガス発生量、メタンガス産出量の面から明かな阻害の与えられるのは、Cu,Cr負荷では400ppm、Crでは200ppmであり、また混合液の性状の面から述べるとCu,Znでは400ppm、Crでは100ppmより有機酸の堆積がみられている。これらの金属負荷を消化槽混合液のTSVS1g当りの負荷になると100ppmでは $2.27 \times 10^{-3} \text{ g TS1g}$ 、 $7.32 \times 10^{-3} \text{ g VS1g}$ 、200ppmでは $4.75 \times 10^{-3} \text{ g TS1g}$ 、 $14.505 \times 10^{-3} \text{ g VS1g}$ 、400ppmでは $9.49 \times 10^{-3} \text{ g TS1g}$ 、 $29.01 \times 10^{-3} \text{ g VS1g}$ となるが、毒物濃度の影響は基質濃度の変化によって異なって来ると考えられており、また異なる消化槽混合液濃度に対する影響を比較することに於ける基準としてこの標示を用いることが都合がよいと思われる。

§ 4 結び

(1)硝酸塩の嫌気性消化に対する影響は回分消化実験では、N100ppm($2.98 \times 10^{-3} \text{ N g TS1g}$)よりメタン菌に対する抑制が現われ、1,500ppm($44.681 \times 10^{-3} \text{ N g TS1g}$)より、メタン菌の活動が全く停止にいたる。しかし、半連続投入実験では、N1000ppmより、影響が示され連続的投入に対する細菌の馴化が行なわれることが示された。また脱離液中に於いて硝酸塩の還元分解の結果アシモニア性窒素の増加を見る。

(2)重金属Cu,Zn,Crの汚泥消化に対する影響を検討するための回分消化実験によつてCu,Crでは、400ppm($9.49 \times 10^{-3} \text{ g TS1g}$)、Znでは200ppm($4.75 \times 10^{-3} \text{ g TS1g}$)の負荷によって、メタン菌は明白な阻害を受けそれが800ppm($18.18 \times 10^{-3} \text{ g TS1g}$)で全く活動を停止する。

§ 5 謝辞

本研究を行なうに當り御指導いただきました東北大学工学部教授松本順一郎先生に心から感謝の意を表します。