

福島工業
正員
酒井滿太
東北大戸工学部
正員 ○桃井清至
東北大戸工学部
中山通生

1.はじめに

先に醸造廢液の好気性消化処理につき無加温消化で実験したところ、活性汚泥がバルキング現象を示すし、無加温消化では処理困難であり、負荷の軽減、pH調整などを加温等の処置が必要であるとつづけ論述を得た。¹⁾ 之は本廢液は70℃以上の高温で排出されるもので、加温消化処理につき実験的に検討し消化温度の影響につき研究を行つた。消化温度35℃では汚泥のバルキング現象は解消し良好な消化効果を得たが、²⁾ 今回は消化温度30℃につきこれを得た結果を報告する。

2. 実験試料および実験方法

醸造廢液には穀粉質原料

表-1 醸造廢液の性質

のものと、磨糖蜜を原料とするものがあり、BODは有機物、蒸留残留物

BOD (PPM)	COD (PPM)	pH	蒸留残留物 (PPM)	強熱減量 (PPM)	溶解性物質 (PPM)	浮遊物質 (PPM)
24.890	21.750	4.1	32.570	27.830	17.220	15.350

等は磨糖蜜を原料としたものと、今回用いた磨糖蜜は後者の方であり、
表-1 1039

表-2 消化日数と投入抽出量およびBOD負荷の関係

項目	消化日数					
	30日	40日	60日	80日	100日	120日
投入抽出量 (cc/day)	67	50	33	25	20	17
BOD汚泥負荷 (BODkg/T.S100kg-day)	4.2	3.0	2.3	1.8	1.5	1.2
BOD容積負荷 (BODkg/m ³ .day)	0.83	0.62	0.42	0.31	0.25	0.21

性質を示した。種汚泥として、宮城県縮岡レ原処理場の活性汚泥を醸造廢液で充分培養して用いた。曝気槽は23Lの曝気ビンを用い、混合液は2Lとした。曝気はロータリーコンプレッサーにより曝氣球を通して、曝気槽混合液1L当たり1Lの空気を送り、恒温水槽で温度調節した。又、消化日数を30日、40日、60日、80日、100日および120日とし、毎日

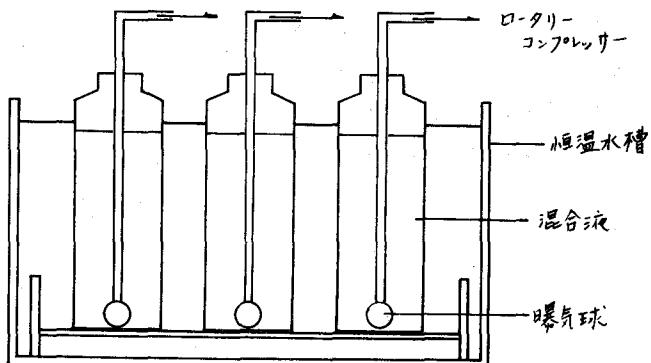


図-1 実験装置

一回2時間沈殿后上澄液を引き抜き、等量の磨糖蜜を投入する半連続実験を行つた。

表-2 は消化日数と投入抽出量およびBOD負荷の関係を示し、図-1は実験装置を示す。

3. 実験結果および考察

表-3は2時間沈殿槽より上澄液の水質試験うち主なものの平均値を示した。図-2は消化日数(D)と汚泥容量(Sludge Volume)およびSVI(Sludge Volume Index)の関係を示したものである。

消化日数が増加

表-3. 上澄液の性質

表3はつき

泥容量(SV)は

減少し、消化

日数80日以上

で20%以下

となり、ほぼ

平衡状態に達

してある。

この範囲でSVI

SVIも21~22を除く、汚泥の状態は

良好であると言えられる。無加温の場合に比べ汚泥の溶解性はかなり優れて

おり、実験期間中にベルナップ現象が

生じたことはなかった。

図-3は縦軸に消化日数(D), 縦軸に汚

泥増量($\Delta TS/TS$, kg/100kg·day)の関係を

示したものである。消化日数80日以上

で0.12~0.14%/日となり安定してある。

図-4はBOD負荷(BODkg/TS100kg·day)

と汚泥増量($\Delta TS/TS$, kg/100kg·day)の関係を示

したものである。負荷が減少すればそれ

汚泥増量も減少し、BOD負荷1.8kg/TS100kg

/day以下では平衡状態となる。

汚泥増量を最少にする点からBOD負荷を

1.8kg/TS100kg·dayとするが、消化日数30日

で1%である。

$$BOD \text{ 汚泥負荷 } 1.8 \text{ kg/TS100kg·day}$$

$$= BOD \text{ 容量 負荷 } 0.83 \text{ kg/m}^3 \cdot \text{day}$$

$$\times \text{蒸発残留物 } \text{kg/m}^3$$

となる。

項目 消化日数	BOD (PPM)	COD (PPM)	pH	懸濁残留物 (PPM)	強熱減量 (PPM)	溶解性物質 (PPM)	浮遊物質 (PPM)
30日	112.7	1590	8.9	11160	3910	9360	1800
40日	108.0	1450	8.8	11210	4040	9100	2110
60日	110.6	1390	8.5	12080	4150	9130	2950
80日	95.0	1380	8.0	12000	3920	9550	2450
100日	92.5	1320	7.7	12420	3960	9970	2450
120日	91.0	1260	7.2	12510	4390	10020	2490

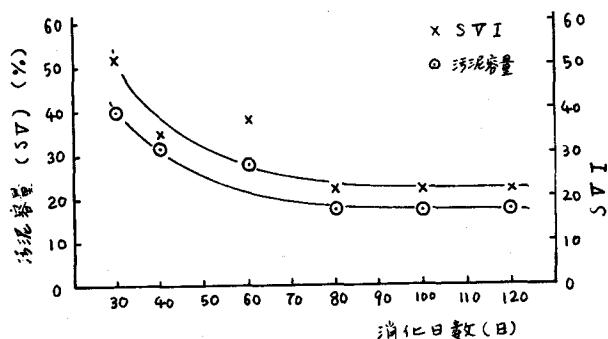


図-2. 消化日数、汚泥容量およびSVI

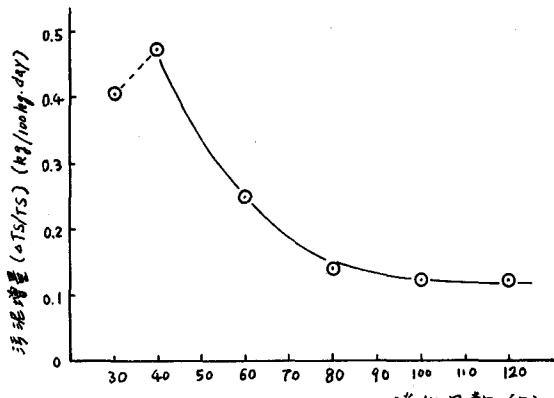


図-3. 消化日数と汚泥増量

蒸発残留物濃度

$$= \{0.83 \div 1.8\} \times 100 = 46 \text{ kg/m}^3 = 46000 \text{ ppm}$$

必要とす。同様に消化日数40日より60日以下、之れを34000 ppm, 23000 ppm と汚泥増量を最少とするために必要とする。

BOD除去量と比較するに付て、消化温度30°C, 35°C にて、蒸発残留物量とBOD除去量を縦軸に、消化日数を横軸にし、其結果が図-5である。この結果、消化日数の增加と共に、BOD除去量が減少するほど多く、消化日数が長くなるほど消化率が減少する。又除去量は30°CのBOD除去量が35°Cより30°Cの方が多いが、消化日数が長くなるほど消化率が減少する。BOD除去量が多くなるほど、消化日数を長くする、すなはち曝気槽容量を大きくするより、蒸発残留物濃度の影響が大きいと考えられる。図-6は横軸にBOD負荷(BOD kg/TS 100kg·day), 縦軸にBOD除去率(%)をとり、消化温度30°Cと35°Cの実験結果を示す。

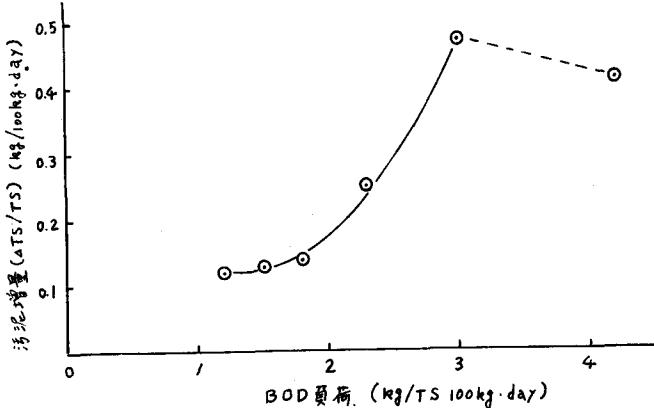


図-4. BOD負荷と汚泥増量

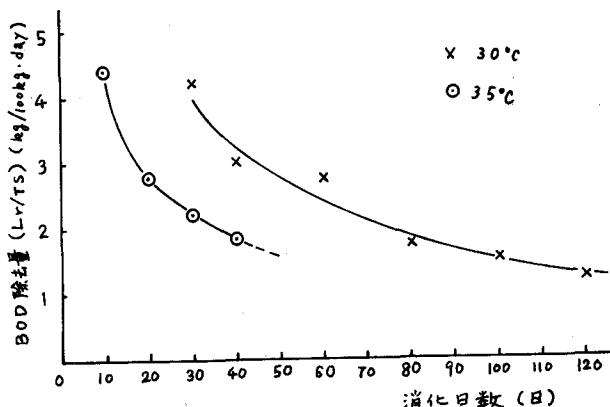


図-5. 消化日数とBOD除去量

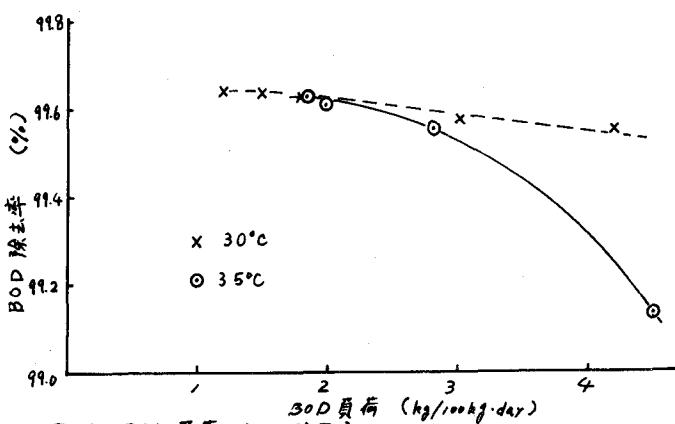


図-6. BOD負荷とBOD除去率

BOD負荷增加1%とBOD除去率は必ずしも低下するのみで、この範囲(1~42kgBOD/TS100kg·day)ではBOD負荷がBOD除去率に与える影響は少々。一方35°CではBOD負荷が2kg/TS100kg·day以上になるとBOD除去率は低下しがちで、30°Cとの差は大きくなる。BOD負荷が高くなるほど、30°Cの方がBOD除去率が高くなる。BOD負荷が小さいほど温度の影響はなく、30°Cより35°Cの影響が大きい。BOD除去率は99.65%を限界とするとして推定される。

図-7 横軸はBOD負荷

(kg/TS100kg·day) 縦軸はB

○: 除去量(L/TS, kg/100kg·day)

×: 上り、消化温度30°Cと35

°Cの結果を図示してあるこ

と。BOD負荷とBOD

除去量は直線関係になり、

BOD負荷が増加に対応し

て、除去率はBODの量

を増加していく。各点と原

点を結ぶ勾配が、各BOD

負荷でのBOD除去率であ

り、直線が近似したときの

勾配が、各消化温度全体を通じて平均の除去率に相当する。

限界BOD負荷以上では、BOD除去率は低下し、直線の勾配がかかる点が存在するとして推定される。

BOD負荷45kg/TS100kg·day以下では、この点となる勾配からかくは限界BODはあらわれず、B

D負荷越高くなると限界BOD負荷に達するまで、BOD除去率は低下しない」として推定される。

3. 結果

醸造廃水の好気性消化による、消化温度30°Cで実験したところ3次式による結果を得た。

1) 汚泥の沈殿性は非常に良好でバルキンア現象は生じない。

2) 汚泥の蓄積が最少となるのは消化日数80日以上で、限界BOD負荷は1.8kg/TS100kg·dayである。

消化日数30日と有効性、汚泥の蓄積が最少となる点から蒸発残留勾配度は46000ppm必要となる。

3) BOD除去率は非常に高く、蒸発残留勾配度除去率は3BOD%若干、30°Cの方が良好である。

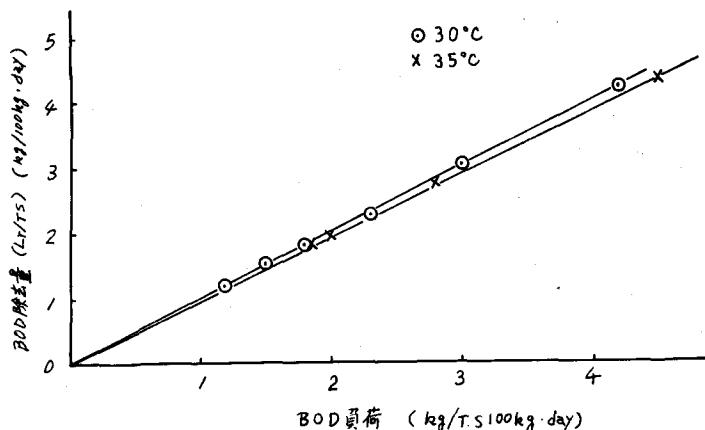


図-7 BOD負荷とBOD除去量

参考文献

1. 酒井清夫、酒井清至、醸造廃水の好気性消化処理・東北支部技術研究発表会講演概要、11~14頁
昭44、2月

2. 松本順一郎、酒井清夫、酒井清至、醸造廃水の好気性消化処理による、第24回年次学術講演会講演集、昭44年9月