模擬生ゴミからのエタノール生成に関する研究

日大生産工(院) 〇大森 将希 日大生産工 大木 宜章 環境文明 21 木科 大介 日大生産工(非常勤) 関根 宏

1. 序文

長年にわたる化石燃料の大量使用により、 CO2 の排出による地球温暖化や化石燃料の枯 渇化が問題となっている。また、生活レベル の向上に伴う廃棄物の増加や、廃棄物を処理 する際に莫大なエネルギーを要することなど、 環境問題が深刻化している。この様なことか ら、環境低負荷型社会及び資源循環型社会を 目指すため、廃棄物利用によるバイオエネル ギー化が期待されている。

バイオエタノールは、サトウキビやトウモロコシ等といった食糧を原料として生産されている。そこで、食糧と競合しない廃棄物を原料としたバイオエタノール生産の可能性が注目されているり。特に、バイオエタノールは米国とブラジルでは既に大量生産及び消費されているほか、中国、インド、タイなどでも急速に使用量が増加している。20。

我が国でも「揮発油等の品質の確保等に関する法律」が2003年5月に改正され、ガソリンへのエタノール混合率上限を3%に規定され、E3 (エタノール3vol%)の利用ができるようになった。また、2007年4月にはイソプテンとエタノールを混合したオクタン価向上剤であるエチルターシャリープチルエーテル(ETBE)をバイオガソリンとして関東圏で販売が開始されている3。

しかし、エタノール発酵にはセルロースを 糖化する前処理をしなければならない。 そこで本研究では、一般家庭から廃棄される 生ゴミを想定した模擬生ゴミを試料とし、効 率的なエタノール発酵の確立のための検討を 行った。ここでは、特に各培地組成で培養した 酵母を模擬生ゴミに導入し、糖化工程なしでの エタノール生成の検討を行なった。なお、発酵 に使用する酵母には、工業的にも使われている Saccharomyces Cerevisiae を用いた。

2. 実験概要

2. 1各培地組成での培養

各培地組成を表 1 に示す。酵母エキス・麦芽エキス培地(以後は YM 培地と記す)は酵母菌を培養するために使用されている培地組成である。生ゴミ培地(以後は NG 培地と記す)は、模擬生ゴミの成分に合わせた培地であり、YM 培地で培養した酵母とのエタノール生成量の比較を行った。なお、寒天培地は各培地組成に 2%の寒天で固めた。作製した各寒天培地に酵母を植え継ぎ、嫌気性の状態で 30℃の保温庫に培養した。植え継ぎから 3~4 日後に植え継ぎを繰り返し行い、半年間培養した。その後、250ml のメディウムビンで液体培地を作製し酵母の植え継ぎを行い大量培養した。

表 1 各培地の組成

培地	成分	使用試薬	使用量(g/L)
YM培地	炭水化物	グルコース	10
	タンパク質	ペプトン	5
	糖類	Yeast extract	3
		Malt extract	3
NG培地 タンパク質 ペラ 脂脂	炭水化物	グルコース	24.9
	タンパク質	ペプトン	10.68
	脂肪酸 グリセリンエステル	3.16	

Research on Ethanol Generation With Simulated Raw Garbage. Shouki OHMORI, Takaaki OHKI, Daisuke KISHINA and Hiroshi SEKINE

2. 2エタノール挙動

液体培地で大量培養した酵母を遠心分 離機にかけ固液分離させ、集菌した。集 菌した酵母は、図1に示した培養装置3 基を用いて、表 2 に示す実験条件で実験 を行なった。基準として模擬生ゴミのみ で稼働させた槽を CASE1、模擬生ゴミに YM 培地で培養した酵母を導入し稼働さ せた槽を CASE2、模擬生ゴミに NG 培地 で培養した酵母を導入し稼働させた槽を CASE3とした。なお、試料である模擬生 ゴミは、キャベツを粉砕機によりスラリ 一状としたものに補足有機分として試薬 を添加したものを使用し、この時の模擬 生ゴミの性状を表 3 に示す。この模擬生 ゴミに酵母を導入した時間を 0 時間とし、 6時間ピッチで48時間のエタノール生成 および有機酸生成におけるバッチ実験を 行った。なお、エタノール濃度と有機酸 濃度を測定するために高速液体クロマト グラフィー(以後は HPLC と記す)を使 用し測定した。

2. 3固形分減少率

固形分の減少は、ガス発生量に関係すると共に廃棄物処理の目的の1つとして重要である。そのため、最終処分量の減少を測定する目的として、バッチ実験後に各CASEの試料を採取し、固形分減少率を測定した。

3. 結果

3. 1エタノール挙動

CASE1 のエタノール・有機酸生成量と pH における経時変化を図 3 に示す。

図3よりエタノール生成量は12時間後まで急激に増加し、約33000mg/Lに達した。しかし、pHが4.5から緩やかに下がってい

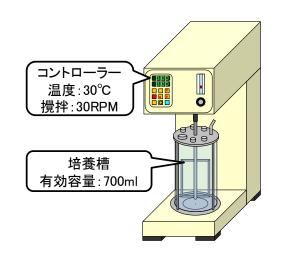


図 1 培養装置

表 2 実験条件

	CASE1	CASE2	CASE3	
S.Cerevisiae の導入	基準(なし)	YM培地で 培養	NG培地で 培養	
試料量		500mL		
温度	30°C			
撹拌	30RPM			

表 3 模擬生ゴミの性状

項目	測定値	
間隙率(%)	8.76	
水分量(g/L)	928.46	
TSS (g/L)	71.54	
TVS (g/L)	65.87	
灰分 (g/L)	5.67	
рН	6.213	
糖類(g/L)	55.40	
セルロース (g/L)	6.90	
タンパク質 (g/L)	26.70	
脂質(g/L)	7.90	

くと同時にエタノール生成量は緩やかに増加していき 48 時間後には約 38000mg/L となった。一方、有機酸生成量は 12 時間後まで大きな変化がみられなかった。しかし、pH が 4.5 となった 12 時間から 24 時間の間で急激に増加傾向を示した。その後、24 時間以降からは緩やかに増加していき、最

終的には約 41000mg/L となりエタノール 生成量を上回った。

CASE2 のエタノール・有機酸生成量と pH における経時変化を図 4 に示す。

図 4 よりエタノール生成量は初期段階から急激に増加し、12 時間後には約54000mg/L に達した。しかし、pH が 4.7 から緩やかに下がっていくと、CASE1 と同様にエタノール生成量は緩やかに増加していく傾向がみられ、48 時間後には約58000mg/Lであった。一方、有機酸生成量は0時間から48時間まで緩やかに増加していき、最終的には約39000 mg/L となりエタノール生成量が上回った。

CASE3 のエタノール・有機酸生成量と pH における経時変化を図 5 に示す。

図 5 よりエタノール生成量は CASE2 と 同様に初期段階から急激に増加し 12 時間 後には約 44000mg/L に達したが、pH が 4.6 から緩やかに下がっていくと、エタノール 生成量は緩やかに増加していき 48 時間後には約 50000mg/L となった。一方、有機酸生成量は 12 時間目まで大きな変化がみられなかった。しかし、pH が 4.6 となった 12 時間後から 18 時間の間で急激に増加し、18 時間以降からは緩やかに増加した。最終的には約 40000 mg/L であり CASE2 と同様にエタノール生成量が上回った。

これらのことから、全体的に pH が 6 前 後ではエタノールが優先的に生成されるが、低くなるにつれてエタノールの生成量が少なくなり、有機酸が優先的に生成された。また、48 時間後の有機酸生成量において、各 CASE を比較すると、CASE1 が約 41000mg/L、CASE2 が約 39000 mg/L、CASE3 が約 40000 mg/L となり、大きな差

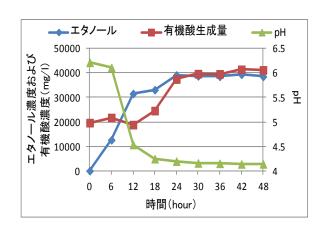


図 3 CASE1 のエタノール・有機酸 生成量と pH における経時変化

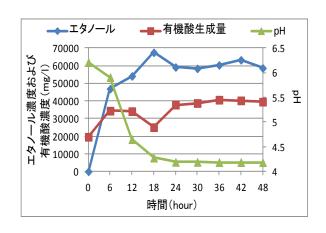


図 4 CASE2 のエタノール・有機酸 生成量と pH における経時変化

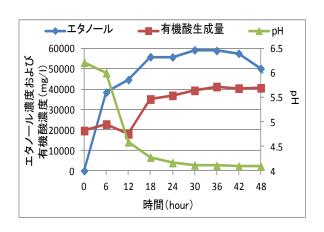


図 5 CASE3 のエタノール・有機酸 生成量と pH における経時変化

はみられなかった。一方、エタノール生成量については、CASE1 が約 38000 mg/L 、CASE2 、約 58000 mg/L 、CASE3 、約 50000 mg/L となり、CASE2 は CASE1 に比べ 1.5 倍、CASE3 では 1.3 倍となった。

3. 2固形分減少率

48 時間後の各 CASE における固形分減 少率を表 4 に示す。

表 4 より、CASE1 では、固形分の減少が 0.1%と微量であった。しかし、CASE2 と CASE3 の固形物量の減少率をみると、CASE2 では 1.1%、CASE3 では 1.6%減少していた。また、各 CASE 共に有機分の減少率が固形物量の減少率と同じことから、 固形物量の減少量は有機分の減少量である ということができる。

これらのことから、酵母なしのエタノール生成に比べ、酵母を導入し、エタノール生成をすることにより固形分が減少する傾向がみられた。

4. まとめ

本研究により、以下の知見が得られた。

①模擬生ゴミからのエタノール生成の特性において、pHが6前後ではエタノールが優先的に生成されるが、低くなるにつれてエタノールの生成量が少なくなり、有機酸が優先的に生成されるという傾向がみられた。

②48 時間後の有機酸生成量において、各 CASE とも 40000mg/L 前後であり、大きな 差はみられなかった。

③48 時間後のエタノールの生成量においては、CASE2 は CASE1 に比べ 1.5 倍、CASE3 では 1.3 倍となり、酵母を導入することにより、エタノール生成が CASE1 より効率がよくなった。また、各 CASE より、

表 4 固形分減少率

	48時間		
	CASE1	CASE2	CASE3
固形物量(%)	0.1	1.1	1.6
有機分(%)	0.1	1.1	1.6
無機分(%)	0	0	0

CASE1 が約 38000mg/L 、CASE2 が約 58000mg/L、CASE3 が約 50000mg/L であり、CASE2 がエタノールを最も多く生成していた。

④固形分減少率においては、CASE1は固形分の減少が 0.1%と微量であったが、CASE2では 1.1%、CASE3では 1.6%減少しており、CASE3が多く固形分を減少していた。また、模擬生ゴミのみでの稼働に比べ、酵母を導入し稼働することにより固形分が減少する傾向がみられた。さらに、固形物量の減少量は有機分の減少量であった。

したがって、エタノール生成量及び固形 分減少率より YM 培地で大量培養した酵母 を導入し、稼働した CASE2 が、糖化工程 なしでのエタノール生成に適していると言 うことができる。

回収した発酵残渣に至っては、メタン発酵のエネルギー源として活用していく予定である。

[参考文献]

- 1)大聖泰弘・三井物産株式会社:図解 バイオエタノール最前線,pp. 231-232
- 2) (2008) リグノセルロース系バイオマスからの非硫酸バイオエタノール製造法の開発 ーメカノケミカル前処理・酵素糖化法—,

Journal of the Japan Petroleum Institute, Vol. 51 , No. 5 , pp.264-273

3)山根浩二:自動車用バイオ燃料技術の最前線(2007), pp. 2-12