敷島スターチ株式会社向け グルテンフィード乾燥排ガス脱臭設備の実績紹介

Deodorization Facility for Shikishima Starch Manufacturing Co., Ltd.



Shinko Pantec has delivered a complete set of deodorization facility at the end of October 1992 to Shikishima Starch Manufacturing Co., Ltd., a comprehensive cornstarch manufacturing company in Suzuka City, Mie Prefecture. The unit delivered incorparates a wet type packed tower system for use in the exhaust gas treatment facility for a gluten feed dryer. Described in this paper is an outline of the deodorization facility, which has been operating successfully since November 1992.

まえがき

近年宅地造成化が進み、工場周辺に住宅が建設され工場から排出される悪臭などがクローズアップされ、問題になっている。このような状況のもとで、当社は1972年から脱臭装置の製造・販売を行っており、昨年、敷島スターチ 「株」へ湿式洗浄塔方式の脱臭設備を納入した。

敷島スターチ(株)は、日本で6番目のコーンスターチ会生として、1961年に設立された。とうもろこしを原料とするでん粉と糖類、加工でん粉、医薬品等2次加工品の製造・販売を事業としている総合コーンインダストリーである。製品は「コーンスターチ」を始め、コーンサラダ油や 同料として利用される「コーンジャーム」(胚芽)、たんぱく質を多く含む飼料として利用価値の高い「グルテンミーレ」(たんぱく質)・「グルテンフィード」(繊維質)、濃厚 同料や発酵培養に利用される「コーンスティープリカー」

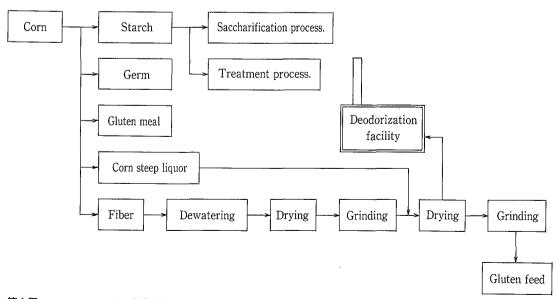
(油出液)などがある。これらの製品がとうもろこしの1粒1粒から生み出されている。

今回納入した脱臭設備は、「グルテンフィード」製造の最終工程である乾燥機から排出される排ガスの臭気除去用として1992年10月末に本社工場(鈴鹿市)へ納入した。納入設備は、1992年11月から運転を開始し、現在順調に稼働している。

本稿では、今回納入した脱臭設備のコーンスターチ製造 プラントへの適用例として、その概要を紹介する。

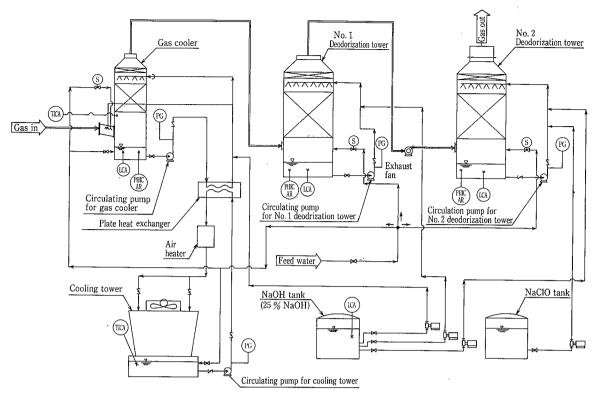
1. コーンスターチ工場概略フロー

第1図にコーンスターチ工場の概略フローを示す。コーンスターチ、コーンジャーム、グルテンミール、コーンスティープリカー、グルテンフィードと各製品を製造している。今回納入の脱臭設備は、この内のグルテンフィード製造工程より排出される排ガスの臭気除去用として設置した。



第1図 コーンスターチ工場概略フロー

Fig. 1 Process flow scheme in cornstarch plant



第2図 グルテンフィード乾燥排ガス脱臭設備フローシート

Fig. 2 Flowsheet of deodorization facility for gluten feed dryer exhaust gas

2. 設備概要

グルテンフィード乾燥排ガス脱臭設備は、コーンよりグルテンフィードを製造する過程の乾燥機より排出されるガスを脱臭する設備であり、第2図に脱臭設備フローを示す。乾燥機より排出されたガスは、ガスクーラーのプレスクラバー部で断熱飽和温度まで冷却され、その後、冷却塔からの冷却水とプレート式熱交換器により熱交換され冷却された循環水により、ガスクーラーの充填材部分での熱移動により冷却される。また、プレート式熱交換器の廃熱利用としてエアーヒーターを接続している。その後、十分冷却された排ガスは、No. 1 脱臭塔へ導入される。

ガスクーラー及び、No. 1 脱臭塔では 循環水に NaOH 水溶液を用い,入口からの酸性ガスを中和すると共に,物 理吸収され易い悪臭物質を除去する。また,No. 2 脱臭塔ではガスクーラー及び,No. 1 脱臭塔で除去できなかった 悪臭物質を,NaClO 水溶液により酸化し無臭化している。

NaOH 溶液の注入量は pH 計により自動制御されており、各塔の循環液 pH を制御している。また、NaClO 溶液の注入は試運転にて算出したストロークにて定量注入している。

循環水は水質保持のため、運転中常時給水を行い、オーバーフロー方式でブローしている。

3. パイロットテスト

3. 1 テスト

実装置を設置するのに際して、パイロットテスト機による事前テストを実施した。湿式洗浄塔方式での脱臭効果、 及び、最適設計に必要な諸データの収集が目的である。 パイロットテストの概略テストフローは第**3**図の通りであり、テスト機の概略仕様は次の通りである。

がスクーラー $\phi600 \, \text{mm} \times 3290 \, \text{mmH}$. SS400製 No. 1 脱臭塔 $□500 \, \text{mm} \times 3900 \, \text{mmH}$ SUS304製 No. 2 脱臭塔 $□500 \, \text{mm} \times 3900 \, \text{mmH}$ SUS304製 循環ポンプ $250 \, \ell/\text{min} \times 15 \, \text{mAq} \times 2.2 \, \text{kW}$ SCS13製ファン $70 \, \text{m}^3/\text{min} \times 250 \, \text{mmAq} \times 5.5 \, \text{kW}$ FRP製

3.2 テスト結果

第1表にテスト結果の一部を示す。テスト結果より脱臭効率を高くするには、①脱臭塔循環水の pH 値を $9\sim9.5$ 程度とする。②脱臭塔の空塔速度を $0.5\sim0.8$ m/s とする。 ③No. 2 脱臭塔循環水の残留有効塩素を $10\sim30$ mg/ ℓ とする。 (NaClO 注入量を調整する。)等の事項を確認した。また,出口臭気濃度は $970\sim1$ 300 であり当初の設計条件をクリアすることも確認できた。これ以外にも実装置を設計するのに必要な諸データを得ることができた。

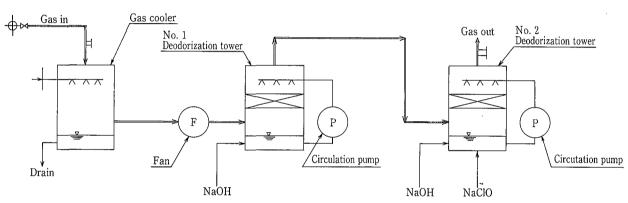
以上、今回のバイロットテストから、弊社製の湿式洗浄 塔方式の脱臭設備がグルテンフィード製造排ガスの臭気除 去に有効であることを確認した。

4. 納入設備の仕様

納入設備の配置図を第4図,断面図を第5図,外観写真を写真1に示す。又,設計条件及び仕様は次の通りである。本設備を設計するに当たっては、パイロットテスト機によるテストデータを基に最適設計を行った。

Table 1 Result of pilot test

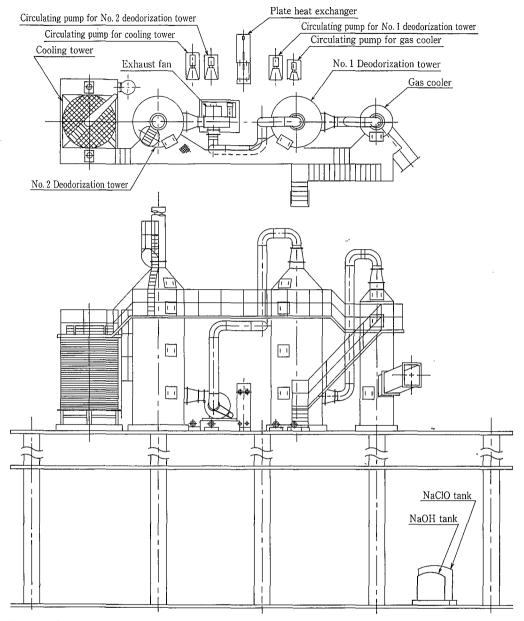
Measurement item		1		2			3			
		Gas cooler inlet	No. 1	No. 2 outlet	Gas cooler inlet	No. 1	No. 2 outlet	Gas cooler inlet	No. 1	No. 2 outlet
Gas quantity	m³N/h	350		_	350	_	_	190	_	
Odor concentration	_	17 000		1 700	23 000	_	1 300	23 000		970
pH of circulating water	_	_	9. 0	9. 2	_	9. 7	9. 7	_	9. 6	9.6
Cl ₂ of circulating water	mg/ l	_		30	_		15	_		10



第3図 パイロットテストフロー

Fig. 3 Pilot test flow

4. 1 設計条件		4. 2 機器仕様		
処理ガス量	$8800\mathrm{m}^3\mathrm{N/h\cdot wet}$	ガスクーラー	型番 VSP150(0)-FRP	1基
処理ガス温度	110 °C	No. 1 脱臭塔	型番 VSP225(0)-FRP	1基
処理ガス湿度	$2~000~\mathrm{kg/h}$	No. 2 脱臭塔	型番 VSP225(0)-FRP	1基
処理ガス組成		冷却塔	型番 HT-300MEHe	1基
メチルメルカプタン	$1.12 \sim 3.85 \mathrm{ppm}$. ,	(スプラッシュ型)	
二酸化硫黄	$190 \sim 250 \mathrm{ppm}$	プレート式熱交換器	型番 UX-315A-NP-232	1 基
アセトアルデヒド	$27 \sim 32 \text{ ppm}$	排気ファン	$130 \mathrm{m}^3/\mathrm{min} \times 200 \mathrm{mmAg}$	×
ホルムアルデヒド	3 ppm		7.5 kW FRP製	1台
メタノール	25 ppm	ガスクーラー循環	$46 \mathrm{m}^3/\mathrm{h} \times 25 \mathrm{m} \times 7.5 \mathrm{kW}$	
高級炭化水素	20 ~ 100 ppm	ポンプ	SCS14製	1台
二酸化炭素	32 000 ~ 40 000 ppm	No. 1 脱臭塔循環	$80 \mathrm{m}^3/\mathrm{h} \times 15 \mathrm{m} \times 7.5 \mathrm{kW}$	~ _
ダスト量	200 g/h (ガスクーラー入口)	ポンプ	FRP製	1台
臭気濃度(三点比較式)		No. 2 脱臭塔循環	$80 \mathrm{m}^3/\mathrm{h} \times 15 \mathrm{m} \times 7.5 \mathrm{kW}$	± 14
ガスクーラー入口	30 000	ポンプ	FRP製	1台
No. 2 脱臭塔出口	1 000 (平均) Total 180 mm A a	冷却塔循環ポンプ	$51 \text{ m}^3/\text{h} \times 35 \text{ m} \times 11 \text{ kW}$. Н
圧力損失	Total 180 mmAq		SCS13製	1台
洗浄液質 ガスクーラ <i>ー</i>	NaOH 水溶液	ガスクーラー NaOH	$36 \ell/h \times 30 \text{ m} \times 0.2 \text{ kW}$	1 🖂
No. 1 脱臭塔	NaOH 水溶液	ポンプ	PVC製	1台
No. 2 脱臭塔	NaOH - NaClO 水溶液	No. 1 脱臭塔 NaOH	$36 \ell/h \times 30 \text{ m} \times 0.2 \text{ kW}$	7 🗖
平品注入方式 薬品注入方式	NaOH+NaOO 水溶板 NaOH: pH 計による ON-OFF	ポンプ	PVC製	1台
来吅仁八刀入	NaOII: pii 計による ON-OIII 制御	No. 2 脱臭塔 NaOH	$36 \ell/h \times 30 \text{ m} \times 0.2 \text{ kW}$	T 🗀
	NaClO:定量注入	ポンプ	PVC製	1台
		•		- □



第4図 グルテンフィード乾燥排ガス脱臭設備全体配置図

Fig. 4 Overall arrangement plan of deodrization facillity for gluten feed dryer exhaust gas

1台

NaClO ポンプ $18\, \boldsymbol{\ell}/h \times 30\; m \times 0.2\; kW$ PVC製

4. 3 主要部材

4. 3. 1 ガスクーラー及び No. 1, No. 2 脱臭塔

FRP製

充填材

PP製

ミストセパレーター

PP製

散水管

PVC製

スプレーノズル

メラミン樹脂

ボルト・ナット・ワッシャ

塔外

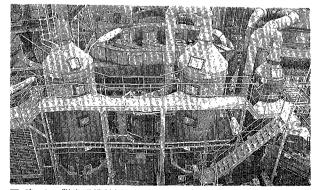
SUS304製

塔内

樹脂製, SUS316製

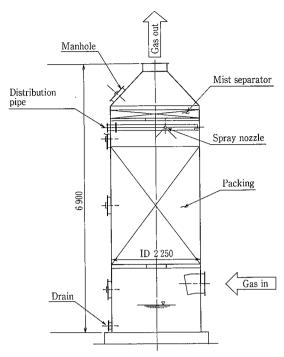
点検口蓋

透明ポリカーボネート製



写 真 1 脱臭設備外観

Photo. 1 Outside view of deodorizing facility



§5 図 脱臭塔断面図

ig. 5 Sectional view of deodorization tower

. 3. 2 冷却塔

主構造	SS400 (溶融亜鉛鍍金)
ファン	FRP製
ルーバー,側板	PVC製
散水槽, 散水箱	FRP製
充填材	木製(スプラッシュ型)
エリミネーター	PVC製

SS400 (溶融亜鉛鍍金)

. 3. 3 プレート式熱交換器

プレート	SUS316製
プレートガスケット	NBR製
フレーム	SS400 (塗装処理)
ノズル	NBR製

. 運転結果

ボルト・ナット

1992年11月から運転を開始しているが、その運転及び性 もテスト結果を **第2表**に示す。 稼働中の ガスクーラー、 vo. 1 脱臭塔, No. 2 脱臭塔の各々の循環液の水質を**第3** をに示す。

第2表のようにガス量、ガス温度及びガス組成は設計条 ‡とほぼ同じとなっている。

臭気濃度は、設計条件入口臭気濃度30000に対して測定 直9700~23000、設計条件出口臭気濃度1000(平均)に対 って測定値730~1300であった。臭気濃度の測定方法は、

第 2 表 性能テスト結果

Table 2 Performance test results

Item	Measured value (Gas cooler inlet)		
Gas quantity (wet)	9 694 m³N/h • wet		
Gas quantity (dry)	6 400 m ³ N/h • dry		
Gas temperature	96 °C		
CH₃SH	<0.25 ppm		
CH₃COOH	10 ppm		
HCOOH	5 ppm		
CH₃OH	10 ppm		
SO_2	130 ppm		
CO_2	4.0 %		

	Measured value			
Item	Gas cooler inlet	No. 2 Deodorization tower outlet		
Concentration of Odor	9 700 ~ 23 000	730 ~ 1 300		

第 3 表 性能テスト結果

Table 3 Quality of circulating water

	Circulatining water					
Item	Gas cooler	No. 1 Deodorization tower	No. 2 Deodorization tower			
pН	9~9.5	9 ~ 9.5	9~9.5			
Cl2			10 ∼ 30 mg/ℓ			

三点比較式臭袋法で行った。

以上の性能テストの結果、当初の設計条件を十分満足していることが確認された。また、パイロット機におけるテスト結果と実装置の性能テスト結果は、ほとんど差がないことが確認された。

むすび

コーンスターチ製造より排出される排ガスの脱臭設備として弊社の湿式洗浄塔方式の脱臭設備が有効であることが確認された。特に今回は「グルテンフィード」製造工程より排出される排ガスの脱臭設備であるが,他分野への応用も可能であると確信する。

最後に、パイロットテスト及び本設備の計画、据付、運転にあたり多大なるご指導、ご協力をいただきました敷島 スターチ株式会社に深く感謝の意を表します。

〔参考文献〕

1) 敷島スターチ株式会社, カタログ