地上二重殼1,000t液酸貯槽 Upper-ground Double-wall Flat-bottom Spherical Roof Liquid Oxygen Storage Tank (Capacity 1,000 tons)

Hitachi recently completed a 1,000-ton liquid oxygen storage tank of upperground double-wall type to be installed in combination with an air separation plant. This unusual tank is made of aluminium, has ordinary insulation, and is designed in a flat bottom, cylindrical type. After installation, the authors measured stress at the time of its hydraulic tests and temperature and displacement when the installation was cooled down thereby to study stress concentration due to welded angular distortion and thermal stress during cool-down period, as these characteristics present difficult design problems. The measured results verified that the performance of the tank is satisfactory fulfilling design specifications. The data obtained which are given in this article will be a valuable guide for designing and manufacturing of this sort of vessels.

渡辺直辛		Naoyuki Watanabe
粟田義久*		Yoshihisa Awada
台	宏朋*	Hirotomo Dai

1 緒 言

近年, 産業社会の発展とともに, 低温液化ガスの取扱い技 術の発達によって,低温液化ガスの需要が大幅に増大しつつ ある。日立製作所は空気分離装置を昭和27年より製作し、100 プラント以上の納入実績をあげている。空気分離装置は大気 中の空気より,酸素,窒素などをその沸点差を利用してガス 体または液体で採取するプラントであるが、これらプラント には緊急停止時とか, 定期修理時などに備えて, プラントよ り発生した液体酸素,液体窒素などの低温液化ガスを一時貯 蔵する貯槽(そう)が併設される場合が多い。一般に、貯槽の 形式は容量, 圧力, 用途などにより決定され, 球形, 円筒形, 平底円筒形などがある。また、それら貯槽の保冷方式として、 常圧普通保冷,真空保冷などがある。このうち,平底円筒形 貯槽は常圧普通保冷形式で、構造上、大容量化、大気圧に近 い圧力下で貯蔵する場合には適した貯槽とされており、最近 では、液化天然ガス(LNG)用貯槽として、35,000~100,000 klの大容量のものまでが建設されている。ここに本報では、 空気分離装置に併設された平底円筒形,常圧保冷のAl製地上 二重殻(かく)1,000t液酸貯槽の設計上,強度的に特に問題と なる溶接角変形による応力集中とクールダウン時の熱応力を 検討するため, 耐圧試験時に応力測定を, またクールダウン 時に変位と温度の測定を行ない,計算値との比較考察を行な ったので報告する。

(8) 適用法規……高圧ガス取締法⁽¹⁾⁽²⁾

図1は本貯槽の概略構造を、図2は完成した貯槽を示すものである。

2 機器の概要

2.1 仕 様

貯槽仕様は次のとおりである。

- (1) 貯槽形式……二重殼式平底球面屋根円筒形
- (2) 貯蔵内容物……液体酸素(比重1.143)
- (3) 貯蔵容量………1,000t(有効貯蔵量)
- (4) 貯蔵圧力……大気圧

2.2 材 料

本貯槽の内槽は液体酸素によって、-183℃の超低温になる ので、使用材料は低温において靱(じん)性を有し、強度が十 分あり、溶接性、加工性の良い、経済的なものを選ぶ必要が ある。-100℃以下の低温貯槽材料としてはSUS304、9%Ni 鋼、Al合金がある。SUS304は一般に小形貯槽を除いてほと んど用いられていない。これに反してAl合金と9%Ni鋼は大



図 | 二重殼式平底球面屋根円筒形貯槽

1,000t液酸貯槽の概略仕

19

- (5) 設計圧力………0.1kg/cm²G+液頭圧
 - (6) 設計温度……-183°C
 - (7) 保冷方式……常圧粒状パーライト保冷

様を図示したものである。

Fig. I Double-wall Flat-bottom Spherical Roof Storage Tank

* 日立製作所笠戸工場



図 2 液体酸素貯槽 液体酸素貯槽の完成写真(外観)を示す。 Fig. 2 Liquid Oxygen Storage Tank

形低温貯槽用材料として広く使用されている。このたび、内 槽に採用したAl合金の場合、熱膨張係数が大きく、曲げ剛性





が小さいために、炭素鋼に比較して同一溶接継手に生ずる溶 接角変形は大きい。さらに本形式の貯槽は現地組立および据 付が主体であるために作業条件が悪いので、溶接角変形をど の程度まで許容しうるかということは重要な問題である。Al 合金の溶接変形については試験片で検討されたものはあるが、 実際の機器において測定されたものは発表されていないよう である。そこで、内槽の角変形量を実測し、さらに、耐圧試 験時に角変形部の応力を測定することによって角変形部の応 力集中を、また、クールダウン時に温度と変位の測定を行な ってクールダウン時の熱応力を把(は)握し、本貯槽設計の裏 づけを得ると同時に、今後の設計データとするために、以下 に述べるような実物による試験を実施した。

3 各種試験結果

3.1 溶接角変形の測定

溶接継手部の角変形の影響についてはいろいろ報告^{(3),(4)}されているが,前述したように,実際の機器において測定されたものは発表されていないようである。そこで,次のような方法により測定を行なった。

3.1.1 測定方法

図3に示すように、一般に溶接角変形の測定に用いられている長さ1,000mmの測定治具を作成し、この治具の中央部を溶接線に一致させて、③、⑥、⑥の3個所にノギスを当てて測定した。

3.1.2 測定位置

測定位置は図4に示すように,周継手部は高さ方向3個所, 周方向33等分の99点,長手継手部は高さ方向6個所,周方向 4等分の24点とした。 図 4 溶接角変形の測定個所(内槽) 角変形測定個所は周継手部99 個所,長手継手部24個所である。

Fig. 4 Measured Point of Welded Angular Distortion (Inner Tank)

3.1.4 溶接角変形部の応力

溶接角変形による応力集中についてはいろいろ検討されて おり、矢田⁽⁴⁾は角変形のいろいろなタイプについて理論計算式 を導いている。すなわち、溶接角変形部の板の凹(おう)入面 のひずみ ϵ_A および凸(とつ)出面のひずみ ϵ_B は次式で示される。

 $\begin{aligned} & \epsilon_A \\ & \epsilon_B \\$

4

3.1.3 測定結果

上記測定結果のうち変形量の大きな個所については,詳細 な変形パターンを求めるために,50mm間隔で再測定を行なっ た。図5および図6はその代表的なものを示すものである。 測定結果から溶接角変形量の最大値は周継手で²⁷/1,000,長手継 手で¹³/1,000であることがわかった。 ω₀:最大溶接変形量

 α :外力の多軸性に関係し、1軸の場合 $x=6(1-\nu^2)$

t : 板厚

ĸ:形状係数

K:ひずみ集中係数 形状係数×は外力,変形形状,拘束条件に関係する。 実機の変形形状は先に示したように,ほぼア/グルタイプ

20





Fig. 5 Measured Value of Welded Angular Distortion (longitudinal Joint)



図7 ナックルプレート部の応力分布 実測値と計算値の比較を示したもので、比較的計算値に一致している。

Fig. 7 Stress Distribution of Knuckle Plate



図6 溶接角変形量測定結果(周継手方向) 50mm間隔で測定し,変形パターンを求めた。

Fig. 6 Measured Value of Welded Angular Distortion (Circumferential Joint)

と考えることができるので、初期変形を次式のように仮定することができる。

ここに,

 $x:最大溶接変形量<math>\omega_0$ の位置からの距離 したがって、周継手および長手継手の形状係数 κ_1 および κ_2 はそれぞれ次式で求めることができる。

$$m^2 = 12(1-\nu^2) \frac{\delta m}{E} \left(\frac{l}{t}\right)^2$$

r : 円筒の半径
Sm: 平均応力
E : ヤング率
v : ポアソン比

3.2 耐圧試験時の応力測定

3.2.1 試験方法

耐圧試験は内槽に液体酸素1,000tに相当する水(高さ12.7m) を上部マンホールから注水した後、マンホールを閉じて、圧 縮機で容器の上部すきまに圧縮空気を送り込んで、設計圧力 の1.5倍の0.15kg/cm²Gまで0.03kg/cm²G間隔で測定した。測 定は3回くり返して行ない、再現性を確認した。

3.2.2 測定位置

ひずみゲージはり付け位置は、構造的不連続部で局部応力 が発生する胴部、さらに基礎コンクリートおよびアンカーボ ルトの合計47点である。

3.2.3 測定結果

図7は球殻、円環殻および円筒から成る「さら形鏡」のナックル部の応力測定結果を示したもので、実線および一点鎖線 でシェル理論による計算結果を示した。計算値と実測値はほ ぼ一致しており、最大応力は約2kg/mm²である。図8は溶接 角変形部の応力測定結果と計算値を比較して示したものであ る。計算式は矢田の理論式⁽³⁾⁽⁴⁾を用いた。実測値のほうが周 継手、長手継手とも計算値より大きな値となっているが、こ れは溶接部近傍の局部変形の影響がでているものと考えられ る。この測定の結果、角変形部のひずみ集中係数は周継手で 3.8、長手継手で2.3となるが、本容器の場合、胴部の公称応 力が1kg/mm²程度の小さい応力なので問題はない。 その他の場所の応力は、底板近傍の胴部で4kg/mm²、基礎 コンクリート1.2kg/mm²、アンカーボルト4.8kg/mm²であった。 この結果、いずれも、材料の許容応力(A5083材=8.4kg/mm²) 以下に収まっており、強度上問題のないことがわかった。

21





図 8 溶接角変形のひずみ集中 溶接角変形部の応力測定結果と計算 値を比較したものである。

Fig. 8 Strain Concentration of Welded Angular Distortion



変位計の検定曲線 図10 係を示したものである。

変位計の薄板リングの変位と検出ひずみの関

Fig.10 Approval Curve of Displacement



変位計と熱電対線の取付状態 図 9 内槽に変位棒を剛結しその変位 棒を0.2mm薄板リングに伝達し、リングの変形をひずみゲージで検出し、内槽の 変位を測定する。

Fig. 9 Fitting of Displacement Gauge and Thermocouple



図11 変位および温度の測定位置 内槽の変位測定点は16点,温度測 定点は26点である。

Fig.II Measured Point of Displacement and Temperature

3.3 クールダウン時の温度と変位の測定

3.3.1 測定方法

22

ル熱電対線を図9に示した変位計の変位棒取付座を利用し, 座に熱接点をナットで締め付けて固定し, 保護ケースの途中 に接点を設け、ここで補償 導線に接続した。

クールダウン時における内槽の変位を測定するために、図 9に示すような変位計を製作した。これは内槽に変位棒を剛 結し、変位棒の変位を0.2tの薄板のリン青銅リングに伝達し、 このリングの変形とリングにはり付けたひずみゲージで検出 するものである。薄板リングは図10に示すような検定曲線を それぞれ求めて,現地で取り付けた後,再度検定し検定曲線 が一致することを確認した。内槽の温度はアルメルークロメ

3.3.2 測定位置

変位の測定点は図11に示すように、内槽上部の液体酸素分 配管の位置の(B)部の円周上等間隔に8点,そこから中央上部 の①部に2点, さらに中央下部の①部に2点, 最下部の位置 (E)部に4点の合計16点とした。温度測定点は上記16点に基礎 コンクリートに取り付けた10点の合計26点である。

3.3.3 測定結果

液体酸素を送り始めたときから内槽の温度と変位の測定を 開始し,液体酸素が底にたまりはじめ,液酸ブロー弁より液 体酸素が出て,ブローさせた後,液体酸素を少しためた時点 まで連続的に測定を行なった。図12は⑧部の温度変化を示したものである。液体酸素は⑦の位置から入り、ここで両側に分岐し、⑧、①の方向と⑥、⑤の方向へ流れ分配管の穴から噴出する。内槽全体の温度が降下するまでは液体酸素は熱を

23



図12 ③部の温度変化 内槽に液体酸素を送り始めて底に少したまった時点までの③部温度の連続測定の結果である。 Fig.12 Temperature Variation of ③ Point

注:-10 収縮量 (mm) 20 0度 8 2 30 液入口 90度 3 7 270度 40 (6)180度 4 5



図13 ⑧部の変位変化 内槽に液体酸素を送り始めて底に少したまった時点までの B部の変位の連続測定結果である。 Fig.13 Dispacement Variation of B Point



図14 内槽全体の温度分布 最も温度のばらつきの大きいクールダウン 開始7時間における内槽全体の温度分布を示したものである。

図15 収縮量と温度の関係(180度部) クールダウン終了時(27時間後)の内槽の変位(収縮量)と温度の関係を示したものである。

Fig.14 Temperature Distribution of Inner Tanks

奪われて気化してガスの状態となって底のほうへ降りてゆき, しだいに内槽の温度を下げてゆく。図12において⑦を除いた 他の温度はほぼ一様になだらかに低下している。このことは 分配管によって液体酸素が,全周に均一に分配されているこ とを示している。測定点⑦は液体酸素の入口パイプの近くに あるため,この入口までは液体酸素は液体の状態であるため に他の測定点よりも温度が低く,送酸バルブを開いたり閉じ たりすることの影響により,急激に変化するものと思われ, 急激な温度変化の時期とバルブ操作の時間が一致する。

測定結果から冷却速度は約7℃/hで⑦との最大温度差は120 ℃となった。

図13は⑧部の変位の時間的変化を示したものである。温度 曲線と同じような変位曲線となっており、円周方向の分布ま ではやはり温度の場合と同様に270度の位置の収縮量が最も大 きい。

図14は最も温度のばらつきの大きいクールダウン開始後7 時間での内槽全体の温度分布を示したものである。270度の位 置が最も温度変化が大きく、下部のほうでも早く冷却してい る。このことは、分配管の穴から噴出する液体酸素の量が入 ロパイプに近いほうがわずかに多いことを示しているのか、 この位置で内槽面を伝わって液体酸素がわずかながら流れ落 ちているのか、またその他の原因によるものか明確でない。

図15はクールダウン終了時(27時間後)の内槽の変位(収縮量) と温度との関係を示したものである。温度と収縮量の関係は 二, 三の場所で一致しないものもあるが, 全体的には比例関 係となっている。 Fig.15 Relation between Shrinkage Value and Temperature (180-degree angle)

約20kg/mm²となり,材料の耐力を越える応力となる。しかし, このような操作は年に1回程度しか操作されないので,ASME (American Society of Mechanical Engineers) Sec. VIII Div.2.に基づいて,この熱応力による疲れ解折を行なうと許 容繰返し数は5×10²となる。クールダウンに相当する温度変 化は10年間に1×10以下と考えられるので,強度的には十分 安全であることがわかる。

4

-

4 結 言

低温液化ガスの取扱い技術の発達によって、同ガスの需要 が大幅に増大しつつある。それにつれ、貯槽の大容量化、機 能の充実、これとともに安全性への追求など、課せられたテ ーマを一つ一つ解決してゆく必要がある。

本報では地上二重殻式1,000t液酸貯槽の設計の裏づけとデー タ収集を目的とし,耐圧試験時に応力測定を,クールダウン 時に変位と温度の測定を行ない,その結果より,溶接角変形 による応力集中と熱応力の考察を行なったが,現在の成果を もっとさらに開発研究を進め,努力を重ねてゆく所存である。

終わりに臨み,種々ご協力をいただいた関係各位に厚く感 謝の意を表する次第である。

参考文献

(1) 高圧ガス保安協会:アルミニウム合金低温液化ガス貯蔵設備

3.3.4 熱応力の検討

クールダウン時には場所的に大きな温度差が生ずるために, この温度差による応力が問題となる。今回の測定の結果,こ の温度差は液体酸素入口付近で最も大きく約120℃であった。 この場合, 厳格側に考えて完全拘束として熱応力を計算すると

基準(昭和41)

- (2) 高圧ガス保安協会:液化天然ガスの貯蔵施設およびその保安管理に関する基準(昭和43)
 (3) 秋田,矢田:「溶接構造物に発生する脆性破壊の研究」(第1報),造船協会論文集第117号(昭40-6)
 (4) 矢田:「溶接構造物に発生する晩性球壊の研究(約9和)
- (4) 矢田:「溶接構造物に発生する脆性破壊の研究」(第3報),
 造船協会論文集第119号(昭41-6)

24