脱炭素を目指したイノベーション施設の計画と検証 (第3報)3管式ダイナミックレンジ冷熱源システムの エネルギーシミュレーションと実験による事前評価

| Щ | Ш | 莉 | 加 | (新菱冷熱工業) | 坂 | 本 | | 裕 | (新菱冷熱工業) |
|---|---|---|---|----------|---|---|---|---|----------|
| 福 | 井 | 雅 | 英 | (新菱冷熱工業) | 矢 | 島 | 和 | 樹 | (新菱冷熱工業) |

本プロジェクトでは、従来の潜熱・顕熱分離空調方式より省エネルギー性能の高い冷熱源システム として、高温用の機器と低温用の機器を直列に接続したシステム(以下、開発システム)を開発・計 画した。本報では、開発システムの事前評価および制御システムの概要について報告する。

開発システムと一般的な熱源システムをエネルギーシミュレーションにて比較し、開発システムの 性能を評価した。まず、開発システムの特長を次の3点にまとめ、各特長が活用される代表的な日時 において省エネルギー効果を示した。(1) 熱源の中間温度を可変させる、(2) 低負荷時に単熱源に負荷 を集約させる、(3) 冷却塔によるフリークーリング・予冷。次に、総合評価として年間消費電力量の比 較を行い、41.4%の省エネルギー効果が見込まれることを示した。

実運用でもシステムの特長を活用するため、「シミュレーションを用いた最適な熱源の設定条件を 求める計算機能」と「中央監視装置」を連携させる制御システムを構築した。

開発システムを模擬した小規模な実験を行った結果、想定どおりの通水制御や負荷処理ができ、2次 側の要求冷水温度と流量を満たしながら熱源の中間温度を変更できることを確認した。

はじめに

本プロジェクトでは、従来の潜熱・顕熱分離空調方式 に対し、省エネルギー性の向上を追求した「3 管式ダイ ナミックレンジ冷熱源システム」(以下、開発システム) を考案し、計画している。

第2報¹⁾ では、開発システムの概要と省エネルギー性 能向上のポイントについて示した。本報では、エネルギー シミュレーションによる省エネルギー性能の評価、構築 する制御システムの概要、実験による事前評価について 報告する。

1. エネルギーシミュレーションの概要

エネルギーシミュレーションソフトとして、LCEM ツールで使用されている計算式や独自の計算式を組み合 わせ、表計算ソフトによる計算ツールを作成した。シミュ レーションソフトの画面のイメージを図-1に示す。配管 各部の温度や流量は相互に影響するため、複数の配管が 合流・分岐する部分は、温度・流量の収束計算が必要で



図-1 シミュレーションソフトの画面

ある。なお、本シミュレーションモデルは計画段階で作 成したものであり、実装するシステムとは配管接続の細 部が一部で異なる。

入力条件として、月代表日の1時間毎に外気や冷房負 荷の条件を推定した。推定した負荷は当該施設の改修前 の実績データを基に規模拡大や用途変更等の運用環境の 変化を加味した。ただし、改修前の実績データは冷熱負 荷であるため、高温冷水負荷と低温冷水負荷に案分した。 二次側の熱媒条件は、便宜的に往還温度は一定(低温冷 水:7℃送水/12℃還水、高温冷水:16℃送水/21℃ 還水)、流量は負荷に比例とした。

エネルギーシミュレーションによる性能評価 2.1 比較対象

開発システムの省エネルギー性能を定量的に評価する ため、下記の3種類の冷熱源システムにおいてシミュ レーションを行った。

1) 標準熱源

概略フローを図-2 に示す。熱源機は空冷ヒートポンプ チラー(以下、空冷チラー)(定格能力 422 kW)とした。 全熱を低温冷水(7℃送水/12℃還水)により処理する ものとした。低温冷水負荷として、1章で述べた低温冷 水負荷と高温冷水負荷の合計値を与えた。

2) 並列方式

概略フローを図-3 に示す。熱源機は開発システムに合わせて、空冷式チラー(定格能力 211 kW)を1台、水冷 式インバータスクリューチラー(以下、水冷チラー)(定 格能力 352 kW)を1台とした。配管システムは低温冷水 と高温冷水を別系統とした。外気条件によって、高温冷 水は冷却塔によるフリークーリングもしくは予冷を行っ た。空冷チラーは高温冷水(16 ℃送水/21 ℃還水)、水 冷チラーは低温冷水(7 ℃送水/12 ℃還水)を製造する。 各冷水一次ポンプの流量、冷却水温度・流量は最適制御 を想定した。



3) 開発システム

熱源機や冷却塔、二次側負荷の機器構成は並列方式と 同様とした。図-1に示す配管システムとすることで、水 冷チラーと併用の場合には、空冷チラーの出口温度(以 下、熱源中間温度)を二次側の高温冷水送水温度と一致 させる必要がない。そのため、熱源中間温度を最適な値 に可変制御することができる。熱源中間温度の設定温度 を、計算を簡略化するため、8.5,10.0,11.5,13.0,14.5,16.0 [℃]とし、システム(熱源機、冷却塔、冷水一次ポンプを 対象とする)の合計消費電力量を最小とする送水温度を 最適な送水温度として探索し、送水温度に設定した。各 冷水一次ポンプの流量、冷却水温度・流量は並列方式と 同様に、最適制御を想定した。

2.2 システムの優位性の検証

(1) 熱源中間温度の可変による効果

熱源中間温度を可変させたことによる省エネルギー効果の例として、6月代表日16時のシミュレーション結果を示す。外気・負荷の値を表-1に、消費電力量の合計を図-4に、熱源の負荷率と単体 COP を表-2 に示す。

図-4より、この条件では並列方式は標準熱源に比較し て消費電力量が大きくなる。これは、表-2より、水冷チ ラーの負荷率が 10.6%と低く、単体 COP が比較的低く なるためである。並列方式では低温冷水負荷を水冷チ ラーのみで製造し、低温冷水負荷が低いときには低負荷 運転を行わざるを得ない。

一方、開発システムは並列方式に比較して消費電力量 が小さくなる。これは、温度帯の異なる低温冷水・高温 冷水の負荷を2台の熱源で分担できること、さらに熱源 中間温度の最適化により水冷チラーの負荷率を向上させ ることで単体 COP を改善させることによる。

| | 外気 | 条件 | | 二次側釘 | 則負荷条件 | | | | | |
|-----|------|------|------|---------|-------|---------|--|--|--|--|
| 想定 | 乾球 | 湿球 | 低温 | 冷水 | 高温 | 冷水 | | | | |
| 月時 | 温度 | 温度 | 負荷 | 流量 | 負荷 | 流量 | | | | |
| 6月 | 23.3 | 19.4 | 37 | 107 | 117 | 336 | | | | |
| 16時 | [°C] | [°C] | [kW] | [L/min] | [kW] | [L/min] | | | | |





表-2 6月代表日 16時の熱源負荷率と単体 COP

| | 空冷チラー | | | | | |
|--------|--------|--------|--------|--------|--|--|
| | 負 | 荷率 | 単位 | 本 COP | | |
| 標準熱源 | | 36.6 % | 5.57 | | | |
| | 空冷 | チラー | 水冷チラー | | | |
| | 負荷率 | 単体 COP | 負荷率 | 単体 COP | | |
| 並列方式 | 55.6 % | 6.61 | 10.6 % | 4.22 | | |
| 開発システム | 41.4 % | 6.61 | 19.1 % | 6.69 | | |

(2) 低負荷時に単熱源に負荷を集約させる効果

低負荷時の例として9月代表日19時のシミュレーション結果を示す。外気・負荷の値を表-3に、消費電力量の合計を図-5に、熱源の負荷率と単体COPを表-4に示す。

表-4 より、9 月代表日 19 時は低温冷水負荷が非常に 低いため、並列方式では、(1)と同様に水冷チラーが低負 荷運転(負荷率1.6%)を行わざるを得ず、単体 COP が 非常に低くなる(単体 COP 0.57)。なお、水冷チラーは仕 様上、負荷率 1.6%での連続運転は不可であり、負荷率 20%での間欠運転となることを加味した。その際、冷却 塔のファンや冷却水ポンプは連続運転とした。一方、開 発システムでは低温冷水・高温冷水の負荷を空冷チラー に集約できるため、空冷チラーの効率向上や水冷チラー の補機電力の削減に繋がり、システムの消費電力量は小 さくなる。

| 表-3 | 9月 | 代表日 | 19 | 時の外気 | • | 負荷条件 |
|-----|----|-----|----|------|---|------|
|-----|----|-----|----|------|---|------|

| | 外気夠 | 条件 | 二次側負荷条件 | | | | |
|------|------|------|---------|---------|------|---------|--|
| 想定 | 乾球 | 湿球 | 低温冷水 | | 高温冷水 | | |
| 月時 | 温度 | 温度 | 負荷 | 流量 | 負荷 | 流量 | |
| 9月 | 22.2 | 20.8 | 6 | 16 | 64 | 185 | |
| 19 時 | [°C] | [°C] | [kW] | [L/min] | [kW] | [L/min] | |



| 表-4 9月代表日1 | 19時の熱源負荷率と単体 COP |
|-------------------|------------------|
|-------------------|------------------|

| システム | | 空冷 HP チラー | | | | | | |
|--------|--------|-----------|-----------|--------|--|--|--|--|
| 名称 | 負 | 荷率 | 単体 COP | | | | | |
| 標準熱源 | | 16.6 % | 3.18 | | | | | |
| システム | 空冷 H | IP チラー | 水冷スクリューチラ | | | | | |
| 名称 | 負荷率 | 単体 COP | 負荷率 | 単体 COP | | | | |
| 並列方式 | 30.6 % | 6.80 | 1.6 % | 0.57 | | | | |
| 開発システム | 33.2 % | 5.74 | 0 % | | | | | |

(3) 冷却塔によるフリークーリング・予冷の効果

3,4月代表日の終日や5,10月代表日の夜間において、 標準熱源に比較して並列方式・開発システムは消費電力 量が非常に小さくなった。これは、標準熱源では還温度 が14℃となるが、並列方式・開発システムでは二次側 負荷の潜熱・顕熱処理を分離するため還温度が21℃と なることにより、高温冷水のフリークーリングや冷却塔 による予冷と空冷チラーによる冷水製造が可能となり、 消費電力量が大幅に削減されるためである。

2.3 年間の省エネルギー効果

標準熱源と開発システムにおいて年間消費電力量を算 出し比較した(図-7)。なお、冷房期間は3~10月とし、 年間の外気・負荷の想定条件を図-6に示す。年間消費電 力量は、月代表日の1時間毎の条件に対する消費電力量 をシミュレーションで計算し、各月の平日数を乗算し、 合計した値(計3,840時間)とする。

標準熱源に対し開発システムの省エネルギー効果は 41.4%であった。開発システムでは、2.2節で述べた効果 により、年間で高い省エネルギー効果が得られることが 示された。



図-7 年間消費電力量の比較

3. 最適制御システムの概要

本プロジェクトの実際の熱源システムにおいて、2章 で述べた省エネルギー効果を得るために、考案した制御 方法を紹介する。1章で述べたとおり熱源中間温度の最 適値の算出には収束計算が必要となり、汎用の自動制御 コントローラによる制御では対応が困難である。そこで、 本プロジェクトでは、エネルギーシミュレーションの機 能を含む最適計算プログラムを汎用の表計算ソフトを用 いて作成し、中央監視装置と最適計算プログラムを連携 させたシステム(図-8)を構築する。中央監視装置から 計算に必要な情報を取得し、最適計算プログラムで運転 機器の選択や熱源中間温度等の最適解を探索し、最適解 を中央監視の運転指令や制御設定値に反映する。



実験による事前評価

開発システムの配管経路では、低温冷水・高温冷水が 同一系統内に混在する。シミュレーションと同様の経路 で通水や負荷処理ができることを確認するため、開発シ ステムを模擬した小規模な実験装置を製作し、事前評価 を行った。実験装置の写真を図-9に、使用機器の一覧を 表-5に示す。実験装置は、およそW:10,000 mm, D:4,000 mm, H:2,000 mm とした。開発システムは冷熱源システム だが、容量や経済性の観点から実験装置は温熱源システ ムとした。加熱源は電気プラグヒーター、冷却負荷は FCU とした。本装置では、冷却塔によるフリークーリン グ・予冷の機能は模擬していない。

実験では、夏期・中間期・冬期や負荷の偏在の有無と いったさまざまな条件を設定し実施した。ここでは、代 表例として、夏期の条件における熱源中間温度の可変実 験の結果を述べる。二次側の高温冷水負荷を定格能力の 100%、低温冷水負荷を定格能力の 60%として熱源中間 温度を 45℃から 43℃に変更した実験を行った結果を 図-10, 11に示す。図中には測定した各部の温度・流量 比の分布を示す。流量比はFCUの定格流量の2台分(28.0 L/min)に対する割合とし、同流量の部分を同色の矢印で 示す。なお、「往還バランス管」とは、高温冷水負荷と低 温冷水負荷の中間で熱源側と負荷側をつなぐ配管である。



図-9 実験装置の全景写真

表-5 実験使用機器

| 機器名 | | 数量 | |
|------|---------------|----------------|-----|
| | 能力 | 15 kW | |
| プラグ | | 出口温度による自動制御 | 24 |
| ヒーター | 制御 | 高温冷水模擬:41~49℃ | 2 D |
| | | 低温冷水模擬:50℃ | |
| | 能力 | 5 kW | |
| ECU | 風量 | 675 m3/h | 4台 |
| reu | 流量 | 14.3 L/min | |
| | 制御 | 自動制御:なし | |
| | 能力 | 揚程 2.0 m | |
| ポンプ | 流量 30.0 L/min | | 14 |
| | 生化生 | 自動制御:なし | чЦ |
| | ւեղեր | INV 周波数:手動設定可能 | |
| 温調弁 | 制御 | 合流部温度による自動制御 | 1対 |



図-10 実験結果 (熱源中間温度:45 ℃)



図-10, 11 に示す通水経路はシミュレーションと同様 であった。また、熱源中間温度(図中の「ヒーター1出 ロ」の温度)を45 ℃から43 ℃に変更しても、二次側の 高温冷水負荷の送水温度(図中の「二次ポンプ1の入口」 の温度)はほぼ変化していない。

このように、さまざまな条件で行った実験の結果から、 開発システムの設計思想やシミュレーションの結果と同 様に、通水制御や負荷処理が可能であることを確認した。 また、往還バランス管やバイパス配管、温調弁を設ける ことによって、熱源中間温度の設定を変更しても二次側 の熱媒条件を変化させずに負荷処理の対応が可能である ことも確認した。

おわりに

本報では、開発した「3 管式ダイナミックレンジ冷熱 源システム」について、下記の内容を示した。

- ・エネルギーシミュレーションの結果から、開発システムは標準的な熱源システムに比較して年間で41.4%の 省エネルギー効果が見込まれる。
- ・実際の熱源システムを最適な設定条件で運用するため、
 表計算ソフトを用いた「最適計算プログラム」と中央
 監視装置を連携する制御システムを構築した。
- ・開発システムを模擬した小規模な実験を行った結果から、想定通りの通水制御や負荷処理ができ、二次側の熱媒条件を維持しながら熱源中間温度の設定を変更できることを確認した。

参考文献

 福井,他.(2023). 脱炭素を目指した次世代空調システムの 計画と検証(第2報).空気調和・衛生工学会大会学術講 演論文集